



⑯ BUNDESREPUBLIK

DEUTSCHLAND



DEUTSCHES
PATENT- UND
MARKENAMT

⑯ ⑫ Offenlegungsschrift
⑯ ⑯ DE 198 24 433 A 1

⑯ Int. Cl. 6:
G 05 D 21/00
C 12 C 7/17
G 05 B 13/02

⑯ Aktenzeichen: 198 24 433.9
⑯ Anmeldetag: 30. 5. 98
⑯ Offenlegungstag: 2. 12. 99

⑯ Anmelder:

A. Ziemann GmbH Maschinenfabrik, 71636
Ludwigsburg, DE

⑯ Vertreter:

Kastner, H., Dipl.-Ing., Pat.-Anw., 71720
Oberstenfeld

⑯ Erfinder:

Blessing, Peter, Prof. Dr.-Ing., 74078 Heilbronn, DE;
Rahm, Martin, Dipl.-Ing. (FH), 70565 Stuttgart, DE

⑯ Für die Beurteilung der Patentfähigkeit in Betracht
zu ziehende Druckschriften:

DE 196 10 447 A1
DE 43 24 157 A1
DE 3 844 38 9C-
DD 1 39 480
EP 03 62 793 A2

DITTMAIR, Rainer, REINIG, Gunter: Anwendung
modellgestützter prädiktiver
Mehrgrößenregelungen
in der Prozeßindustrie. In: atp- Automatisierungs-
technische Praxis 39, 1997, 9, S.25,26,28-34;
SCHULER, H.: Methoden der Prozeßführung mit
Simulationsmodellen. In: atp- Automatisierungs-
technische Praxis, 31, 1989, 10, S.475-523;
KORN, Ulrich, DRIESCHER, Arne: Ein
Multimodellansatz
für prädiktive Regelungen mit neuronalen Netzen.
In: at - Automatisierungstechnik 44, 1996, 1,
S.10-20;
BÜHLER, T.M., et.al.: A model describing the
lautering process. In: Monatszeitschrift für
Brauwissenschaft, H.7/8, 1996, S.226-233;
PONS, Marie-Noëlle: Bioprocess Monitoring and
Control, Hanser Publishers, Munich, et.al.,
S.227-267;

Die folgenden Angaben sind den vom Anmelder eingereichten Unterlagen entnommen

⑯ Verfahren und Vorrichtung zur Regelung des Würzeabflusses aus einem Läuterbottich

DE 198 24 433 A 1

DE 198 24 433 A 1

Beschreibung

Die Erfindung betrifft ein Verfahren und eine Vorrichtung zur Regelung eines optimalen Würzeabflusses aus einem Läuterbottich.

5 Ein Verfahren zur Regelung des Würzeabflusses bei der Erzeugung von Bier ist z. B. aus der Patentanmeldung EP-A-0362793 bekannt. Bei diesem Verfahren wird der Volumenstrom des Würzeabflusses gemessen und mit einer vorgebundenen Führungsgröße verglichen. In Abhängigkeit von der Differenz wird die Höhenlage der Hackvorrichtung durch Anheben oder Absenken verändert. Dadurch wird die Treberschicht aufgelockert und es kann die Abzugsgeschwindigkeit erhöht werden. Hiermit kann insgesamt die Zeit für das Abläutern verkürzt werden. Trotz dieser Maßnahme bleibt dennoch der Läutervorgang der zeitintensivste Abschnitt bei der Würzherstellung. Hinsichtlich einer möglichst hohen Sudfolge ist damit eine Verkürzung der Läuterzeit bei gleichbleibender Produktqualität oberste Zielsetzung.

10 In der Offenlegungsschrift DE 43 24 157 A1 wird ein Verfahren vorgestellt, das im Verlauf des Gesamtablaufes eines Sudes in wenigstens einer Phase einen erhöhten Volumenstrom der Würze einstellt, mit dessen Hilfe eine neuere Ermittlung der Führungsgröße erfolgen kann. Doch auch bei diesem Verfahren kann nicht die minimale Zeit für die Durchführung 15 des Läuterprozesses bei konstanter Produktqualität erreicht werden.

15 In der Patentschrift DD 139 480 wird eine einfache Methode zur Regelung dargestellt, die unter Verwendung eines Differenzdruckmeßgerätes, eines Durchflußmeßgerätes und eines Leitfähigkeitsmeßgeräts eine kurze Läuterzeit und eine betriebswirtschaftlich günstige Beendigung des Läuterprozesses sicherstellen soll.

20 In der Patentschrift DE 38 44 389 C1 werden die Höhenbewegungen bzw. die Höhenlage der umlaufenden Hackvorrichtung in Abhängigkeit vom Geschehen im Läuterbottich gesteuert.

25 Dabei wird die Bewegung der Höhenlage in Abhängigkeit vom Durchfluß der Läuterwürze bzw. vom Differenzdruck automatisch geregelt.

25 Die Verfahrensdauer des Läuterprozesses wird beeinflußt durch den Wert des Volumenstromes (Volumen pro Zeiteinheit) mit dem die Läuterwürze in den Prozeßabschnitten Vorderwürze und Nachguß aus dem Läuterbottich abgezogen wird, der Anzahl der Tiefschnitte, die zur Auflockerung des Treberkuchens erforderlich werden, und der Höhenlage und Drehzahl der Hackvorrichtung. Während der Zeitdauer der Tiefschnitte wird keine Läuterwürze abgezogen. Bei den bisher bekannten Verfahren werden die o.a. Regelgrößen auf vorgegebene Führungsgrößen geregelt, die auf Erfahrungswerten basieren.

30 Aufgabe dieser Erfindung ist es, den Läuterprozeß hinsichtlich der Verfahrensdauer weiter zu verkürzen und/oder in bezug auf die Ausbeute (Wirkungsgrad) sowie die Würzequalität (z. B. Trübung) zu verbessern. Dies soll unabhängig vom Biertyp, von der Qualität und Beschaffenheit der Rohstoffe und der Größe der spezifischen Schüttung im Läuterbottich gelöst werden. Diese Aufgabe wird durch eines der in den Ansprüchen 1 bis 4 dargestellten Verfahren gelöst und durch die Ausgestaltungen in den Ansprüchen 5 bis 15 verfeinert. Die Verfahren werden in der Automatisierungsvorrichtung gemäß Anspruch 16 realisiert.

35 Die Erfindung ermittelt die Stellgrößen auf eine selbstlernende Weise, so daß optimale Regelgrößen im Sinne des Erfindungsziels entstehen. Sie ist damit in der Lage, sich an geänderte Prozeßgrößen selbsttätig anzupassen und zwar ohne manuelle Eingriffe z. B. in Form von geänderten Erfahrungswerten. Das dargestellte Verfahren baut dabei auf der in der Vergangenheit bei vergleichbarem Malzqualität ermittelten Reglerstrategie auf.

40 Grundlage der aus den Ansprüchen 1 bis 3 abgeleiteten Verfahren ist ein mathematisches Modell des realen Läuterprozesses einschließlich der Stelleinrichtungen. Dieses Modell ist formuliert in Form von Differenzengleichungen zu äquidistanten Abtastzeitpunkten. Es beschreibt die statischen und dynamischen Zusammenhänge zwischen den meßbaren Ausgangsgrößen (Läuterdruck, Trübung und Konzentration der Läuterwürze) und den Prozeßstellgrößen (Volumenstrom der Läuterwürze, Höhenlage und Drehzahl der Hackvorrichtung) unter Berücksichtigung weiterer Meßgrößen des Läuterprozesses (z. B. Volumenstrom und Konzentration des Trubes, Volumenstrom Anschwänzwasser sowie Temperatur der Läuterwürze und des Anschwänzwassers). Die im Modell enthaltenen Verfahrensparameter werden mittels konstruktiver Daten des Läuterbottiches, durch Expertenwissen, durch theoretische Analyse oder Auswertung dynamischer Messungen der Stellgrößen, Ausgangsgrößen und Meßgrößen bestimmt. Das Modell beschreibt den gesamten Läuterprozeß, der sich von der Vorderwürzebegrenzung bis zu den Nachgüssen erstreckt. Das mathematische Modell des realen Prozesses einschließlich der Stelleinrichtungen wird in der Automatisierungsvorrichtung abgebildet. Es kommen unterschiedliche Modelle für die verschiedenen Phasen und Prozeßabschnitte des Läuterprozesses und die verschiedenen Biersorten zum Einsatz.

45 Mittels dieses Modells kann der Einfluß von aktuellen und angenommenen zukünftigen Stellgrößen auf das zukünftige Verhalten der Ausgangsgrößen des Läuterprozesses im voraus berechnet werden. Da sich einige Verfahrensparameter mit der Zeit ändern und zudem meßtechnisch nicht erfassbar sind (z. B. Druckänderung in der Treberschicht), können 50 diese bei Anwendung eines Verfahrens gemäß den Ansprüchen 1 und 2 adaptiert werden.

55 Die Differenzen zwischen den Messungen von Läuterdruck, Trübung und Konzentration und den Schätzwerten dieser Größen können zur Adaption der zeitveränderlichen und/oder nicht einfach meßbaren Parameter genutzt werden. Die Parameteranpassung erfolgt durch Einsatz eines vorzugsweise skalaren Gütekriteriums, das im Sinne eines zu verkleinern den Fehlers sich eignet, z. B. Summe der Fehlerquadrate. Die Berechnung der verbesserten Modellparameter erfolgt unter Nutzung der aktuellen Stell- und Ausgangsgrößen des Prozesses und aus den zuvor berechneten Prozeßparametern, z. B. mittels eines iterativen Gradientenverfahrens. Die Anpassung der Parameter kann nach jedem Abtastschritt oder nach vorher festgelegten Zeitabschnitten oder selbsttätig bei Überschreitung einer Fehlergrenze durchgeführt werden.

60 Das Verfahren ermittelt zu Aktionszeitpunkten die optimalen elektrischen Stellgrößen für den Volumenstrom der Läuterwürze, für die Höhenlage und für die Drehzahl der Hackvorrichtung und – sofern überhaupt erforderlich – die Zeitpunkte des Tiefschnitbeginnes, so daß die Regelgrößen Volumenstrom der Läuterwürze, Höhenlage und Drehzahl der Hackvorrichtung zu einer minimalen Gesamtläuterzeit führen und/oder die Ausbeute sowie die Würzequalität verbessert werden. Hierbei sind bei Ende des Vorderwürzeablaufes und des Nachgußablaufes die Grenzwerte für den Läuterdruck einzuhalten. Vorzugsweise werden Stellgrößen verwendet, die bis zum nächsten Aktionszeitpunkt konstant sind oder mit

konstanter Steigung anwachsen bzw. abfallen. Zur Bewertung der Güte eines Stelleingriffes wird ein skalares Optimierungskriterium genutzt. Dieses Kriterium, das durch Ausgabe geeigneter Stellgrößen zu minimieren ist, berücksichtigt relevante Faktoren des Läuterprozesses (Zeitdauer, Trübung, Ausbeute) und/oder Abweichungen von kritischen Prozeßzuständen mit unterschiedlichen Gewichtungen. Diese Gewichtungen können in der Brauerei – z. B. produktionsspezifisch – eingestellt und verändert werden. Es sind unterschiedliche Gewichtungen der Gütefaktoren für die verschiedenen Prozeßabschnitte möglich.

Die Aktionszeitpunkte können bei jedem Abtastpunkt sein oder nur in größeren Zeitabschnitten auftreten oder auch durch Prozeßzustände initiiert werden, z. B. durch den Wert oder die zeitliche Ableitung einer Ausgangsgröße des Läuterprozesses. Die Ausgabe der optimierten Stellgrößen erfolgt zu jedem Abtastschritt oder es können auch lediglich die Veränderungen der Stellgrößen an den Entscheidungszeitpunkten ausgegeben werden.

In den Verfahren gemäß den Ansprüchen 1 bis 3 wird in der Automatisierungsvorrichtung in den Aktionszeitpunkten mittels des Modells im voraus überprüft, ob diese Grenzwerte durch Änderung der Stellgrößen oder auch durch Einsatz eines Tiefschnittes eingehalten werden und welche Varianten der Stellgrößen das gewählte Optimierungskriterium minimieren.

Das mathematische Modell berechnet hierzu zu jedem Aktionszeitpunkt das dynamische und statische Verhalten des Läuterprozesses im voraus. Es können damit die Auswirkungen der geplanten Stelleingriffe auf den realen Läuterprozeß durch die Simulation mittels des mathematischen Modells bereits vorher ermittelt, bewertet, korrigiert und damit sukzessive verbessert werden. Mittels dieses Modells erreicht man eine optimale Strategie zur Ansteuerung der bei einem Läuterprozeß typischen Stellgrößen: Höhenlage und Drehzahl der Hackvorrichtung, Volumenstrom der Läuterwürze und der Teilvolumenströme in den Ringleitungen des Läuterbottiches. Die als optimal ermittelten Stellgrößen werden dem Prozeß dann zugeführt. Man ist damit auch in der Lage, die Regelstrategie an die veränderlichen Parameter des Läuterprozesses anzupassen.

Bei der vereinfachten Ausführungsvariante gemäß Anspruch 4 wird das mathematische Modell nicht benötigt. Eine gezielte Änderung der Stellgrößen wird hierbei aus den bei den vorherigen Prozeßabschnitten und Suden derselben Biersorte gewonnenen Erfahrungen unter Verwendung eines neuronalen Netzes realisiert.

Die Berechnung der Stellgrößen für die Volumenströme der Ringleitungen des Läuterprozesses erfolgt mit dem Ziel, homogene Strömungs- und Konzentrationsverhältnisse zu erreichen, optional unter Einbeziehung von Konzentrationsmessungen in den Ringrohren.

Die Erfindung wird im folgenden mit den in den Zeichnungen Fig. 1 und 2 dargestellten Ausführungsvarianten näher erläutert.

Die Vorrichtung umfaßt einen Läuterbottich 1, der auf einem nicht dargestellten Unterbau aufgestellt ist. Der Abfluß der Würze erfolgt über ein oder mehrere Ringrohrsysteme.

In der Ausführungsvariante sind zwei Ringrohrsysteme 2, 3 dargestellt, welche die Würze über Stichleitungen 4, 5 aus den Quellgebieten unter dem Senkboden 6 abziehen. Danach gelangt die Läuterwürze in die Sammelleitung 9.

In der Ausführungsvariante gemäß Fig. 1 wird der Volumenstrom der Läuterwürze über den Sensor 34 und die elektrische Verbindung 35 erfaßt. Dieser Volumenstrom der Läuterwürze wird durch Ausgabe einer Stellgröße geregelt. Diese wird über die Signalleitung 30 auf das Stellglied 10 auf die geregelte Pumpe 11 übertragen. Das Stellglied ist üblicherweise als Frequenzumformer ausgeführt. Die Teilvolumenströme in den einzelnen Ringrohren werden über Regelventile bzw. Regel-/Stellklappen 7, 8 und die Steuerleitungen 24 und 25 beeinflußt.

Beim Abläuterprozeß bildet sich über dem Senkboden der Treberkuchen aus, welcher als Filterschicht für die abzuläuternde Würze dient.

Im Läuterbottich ist die Hackvorrichtung 12 angeordnet. Sie weist am oberen Ende mehrere Hackarme 13 auf, an denen jeweils mehrere Hackmesser 14 angeordnet sind. Diese Hackmesser dienen zum Auflockern der Treberschicht (Treberkuchen). Die Hackvorrichtung besitzt eine drehbare und axial verschiebbare Welle 31. Die Drehgeschwindigkeit wird i. a. über eine Stellgröße stufenlos geregelt, die über die Steuerleitung 26 auf das Stellglied, einen frequenzgeregelten Elektroantrieb 15, wirkt. Die Höhenlage der Hackmesser relativ zum Senkboden wird über eine weitere Stellgröße stufenlos geregelt. Die Stellgröße wirkt dazu über die Steuerleitung 27 auf das Stellglied 16. Das Stellglied wird durch einen Elektroantrieb oder eine Hydraulikeinheit zur Positionierung der Höhenlage realisiert.

Die Meßsignale von Höhenlage und Drehgeschwindigkeit der Hackvorrichtung werden von den Meßeinrichtungen 17 und 18 über die Meßleitungen 19 und 20 der Automatisierungsvorrichtung 21 zugeführt. Die Automatisierungsvorrichtung wird vorzugsweise als Mikrorechnersystem mit Speicherelementen und den zugehörigen peripheren Baugruppen zur Meßdatenerfassung und Ausgabe von Stellsignalen realisiert. Sie kann in ihrer Funktion auch in die bei der Läuterbottichautomatisierung und -visualisierung gebräuchlichen Automatisierungseinheiten, z. B. speicherprogrammierbaren Steuerungen, integriert sein.

In dieser Automatisierungsvorrichtung werden die Berechnungen am mathematischen Modell zur Simulation des aktuellen Prozeßverhaltens, die Ermittlung der optimalen Stelleingriffe in den Läuterprozeß im Sinne der Erfindung und ihre Ausgabe wie auch die Berechnungen zur Modellanpassung durchgeführt. In der Automatisierungsvorrichtung werden vor der erstmaligen Inbetriebnahme auch die für das Verfahren erforderlichen konstruktiven Daten des Läuterbottiches und die rezeptspezifischen Parameter eingegeben und abgespeichert. Zudem werden darin für die unterschiedlichen Biersorten und Malzqualitäten in jedem Verfahrensabschnitt die in der Vergangenheit ermittelten optimalen Parameter der ermittelten Regelstrategie gespeichert.

In der Sammelleitung 9 wird mittels einer Trübungsmeßeinrichtung 23 die Trübung der Läuterwürze in EBC erfaßt und über die Meßleitung 29 der Automatisierungsvorrichtung zugeführt. Zudem wird der Läuterdruck mit der Meßeinrichtung 22 und über die Meßleitung 28 zur Automatisierungsvorrichtung übertragen. Alternativ hierzu könnte auch der Treberwiderstand in Form des Differenzdruckes über der Treberschicht verwendet werden.

Weitere Eingangsgrößen des Läuterprozesses in die Automatisierungsvorrichtung sind Volumenstrom (Volumen pro Zeiteinheit) des Anschwänzwassers, Temperatur der Läuterwürze und des Anschwänzwassers. Als zusätzliche Eingangsgrößen können Menge bzw. Volumenstrom, Konzentration und Temperatur des während des Läuterprozesses zu-

5

10

15

20

25

30

35

40

45

50

55

60

65

DE 198 24 433 A 1

geföhrten Trubes sowie die Konzentration bzw. der Leitwert der Läuterwürze in der Sammelleitung oder in den einzelnen Ringrohren verwendet werden. Die Konzentration des Trubes muß nicht gemessen werden, sondern kann als Prozeßparameter in die Automatisierungsvorrichtung eingegeben und dort verarbeitet werden. Diese Eingangsgrößen werden mit den zugehörigen Meßleitungen zusammenfassend mit den Zahlen 32 und 33 gekennzeichnet.

5 Weiterhin werden der Automatisierungsvorrichtung noch Status- bzw. Hilfssignale 45 zugeführt. Diese Informationen werden von den bei Läuterbottichen eingesetzten Einheiten zur Automatisierung eines rezepturspezifischen Verfahrensablaufes, z. B. durch eine speicherprogrammierbare Steuerung, bereitgestellt und enthalten z. B. Daten der aktuellen Rezeptur und Signale für den Beginn der einzelnen Verfahrensabschnitte.

10 Aus den Prozeßeingangsgrößen werden in der Automatisierungsvorrichtung mit Hilfe von selbstanpassenden mathematischen Modellen für den gesamten Prozeßablauf des Läutervorganges die Stellgrößen berechnet, die kontinuierlich oder in äquidistanten Zeitabschnitten über die Leitungen 24, 25 und 30 als Stellgrößen für die Regelung der Volumenströme an den Frequenzumformer 10 der Saugpumpe 11 und an die Durchflußregelventile/-klappen 7 und 8 weitergegeben werden. Über die Leitungen 26 und 27 werden ebenfalls kontinuierlich oder in äquidistanten Zeitabschnitten der elektrische Antrieb 15 zur Drehzahleinstellung und die elektrische oder hydraulische Einheit 16 zur Verstellung der Höhenlage der Hackvorrichtung angesteuert.

15 In der in Fig. 2 dargestellten zweiten Anordnungsvariante entfällt die geregelte Pumpe in der Sammelleitung. Hier werden in den Ringrohren mittels der Sensoren 39 und 40 die Teilvolumenströme gemessen und über die elektrischen Leitungen 41 und 42 der Automatisierungsvorrichtung zugeführt. Zur Beeinflussung der Volumenströme werden über die elektrischen Leitungen 24 und 25 die Frequenzumformer 43 und 44 der geregelten Pumpen 37 und 38 in den einzelnen Ringrohrenystemen 2 und 3 angesteuert.

20 Das Wirkungsprinzip der Automatisierungsvorrichtung wird im folgenden allgemein für die in Fig. 1 dargestellte Ausführungsvariante dargestellt. Ein Grundgedanke ist dabei die Verwendung eines mathematischen Modells des Prozesses als Entscheidungsbasis für die Regelstrategie. Die Funktionen der Automatisierungsvorrichtung werden durch vier miteinander über Rechengrößen verbundene Funktionskomponenten realisiert:

25 a) Funktionskomponente: "Dynamisches Modell des Läuterprozesses"
b) Funktionskomponente: "Lernstrategie zur Modellanpassung"
c) Funktionskomponente: "Optimierungsstrategie zur Stellgrößenberechnung"
d) Funktionskomponente: "Stellgrößenaufteilung auf die Ringrohre".

30 Die vier Funktionskomponenten werden im folgenden dargestellt.

Die Einbindung der Funktionskomponente "Dynamisches Modell des Läuterprozesses" innerhalb des Signalflusses der Automatisierungseinheit wie auch die Schnittstelle der Automatisierungseinheit zum realen Läuterprozeß ist in Fig. 3 dargestellt.

35 Auf die Stellglieder 1 bis 3 des realen Läuterprozesses wirken die in der Funktionskomponente c) der Automatisierungsvorrichtung gebildeten elektrischen Stellgrößen u_1 , u_2 und u_3 . Diese Stellgrößen führen zu optimalen Werten der Regelgrößen x_1 , x_2 und x_3 im Sinne der Ziele der Erfüllung: minimale Läuterzeit, verbesserte Ausbeute und Produktqualität. In einer bevorzugten Realisierung werden folgende Stellgrößen und Regelgrößen verwendet:

40 u_1 : Stellgröße für den Volumenstrom der Läuterwürze
 u_2 : Stellgröße für die Höhenlage der Hackvorrichtung
 u_3 : Stellgröße für die Drehzahl der Hackvorrichtung
 x_1 : Regelgröße für den Volumenstrom der Läuterwürze
 x_2 : Regelgröße für die Höhenlage der Hackvorrichtung
45 x_3 : Regelgröße für die Drehzahl der Hackvorrichtung.

Bei der Berechnung der optimalen elektrischen Stellgrößen u_1 , u_2 und u_3 wird das dynamische und statische Verhalten der Stellglieder 1 bis 3 mitberücksichtigt.

50 Die Prozeßgrößen, die den Läuterprozeß hinsichtlich einer Verkürzung der Verfahrensdauer bestimmen und/oder den Prozeß in bezug auf die Ausbeute (Wirkungsgrad) sowie die Würzequalität (z. B. Trübung) festlegen, werden als meßbare Ausgangsgrößen y_1 , y_2 und y_3 bezeichnet.

In einer bevorzugten Realisierung sind meßbare Ausgangsgrößen:

55 y_1 : Läuterdruck
 y_2 : Trübung der Läuterwürze
 y_3 : Konzentration der Läuterwürze.

60 Durch die Regelgrößen x_1 , x_2 und x_3 werden die meßbaren Ausgangsgrößen in optimaler Weise beeinflußt. Zur Berechnung der Stelleingriffe für einen optimalen Verfahrensablauf des Läuterprozesses werden zudem die zusätzlichen Meßgrößen w_1 , w_2 bis w_9 erfaßt. Bei der dargestellten Ausführungsvariante werden folgende zusätzliche Meßgrößen verwendet:

65 w_1 : Volumenstrom des Anschwänzwassers
 w_2 : Temperatur der Läuterwürze
 w_3 : Temperatur des Anschwänzwassers
 w_4 : Volumenstrom des Trubs
 w_5 : Konzentration bzw. Leitwert des Trubs (kann auch als Konstante eingesetzt werden).

Die Regelgrößen x_1, x_2, x_3 , die Ausgangsgrößen y_1, y_2, y_3 sowie die Meßgrößen w_1, w_2 bis w_q werden über eine Datenerfassungseinheit (z. B. Analog/Digital-Umsetzer) der Automatisierungsvorrichtung zugeführt. Die Meßgrößen w_1, w_2 bis w_q sowie die in der Funktionskomponente "Optimierungsstrategie für Stellgrößenberechnung" ermittelten elektrischen Stellgrößen u_1, u_2 und u_3 des Prozesses werden als Eingangsgrößen einem mathematischen Modell des Prozesses aufgeschaltet. Dieses Modell hat die Aufgabe, Schätzwerte der Prozeßausgangsgrößen zu ermitteln. Diese Schätzwerte der Ausgangsgrößen y_1, y_2 und y_3 werden im folgenden mit \hat{y}_1, \hat{y}_2 und \hat{y}_3 bezeichnet.

Das Modell ist das mathematische Abbild des realen Läuterprozesses. Es wird durch drei nichtlineare gekoppelte Differentialgleichungen beschrieben. Der Aufbau dieser Differentialgleichungen wird durch eine Struktur und dazugehörige Parameter festgelegt. Die Struktur beinhaltet die Anzahl der innerhalb jeder Differentialgleichung auftretenden Differentielle der Stell- bzw. Ausgangsgrößen und die Art der Verknüpfung durch mathematische Funktionen. Die Parameter dieser Differentialgleichung geben die Zahlenwerte, z. B. Koeffizienten, der Verknüpfung an. Die Struktur des mathematischen Modells wurde festgelegt durch eine theoretische Analyse der physikalisch/technologischen Beziehungen beim Ablauf des Läuterprozesses und durch Auswertung von Messungen der verschiedenen Stell- und Meßgrößen für unterschiedliche Suder bei verschiedenen Läuterbottichen. Diese Auswertung ergab Informationen über die statischen und dynamischen Zusammenhänge zwischen den elektrischen Stellgrößen und den Ausgangsgrößen des Läuterprozesses. Zusätzlich werden innerhalb des Modells die konstruktiven Daten des bei der Automatisierung betrachteten Läuterbottiches verwendet. Die Parameter dieses mathematischen Modells können vor der erstmaligen Inbetriebnahme des Automatisierungsverfahrens durch Erfahrungswerte aus Anwendungen bei vergleichbaren Läuterbottichen abgeschätzt und initialisiert werden.

Da sich diese Parameter z. B. durch unterschiedliche Malzqualität von Sud zu Sud ändern, kann als Vorteil dieser Erfindung eine stetige Anpassung der Parameter durchgeführt werden. Diese Verfahrensweise führt zu einem selbstanpassenden Modell (Fig. 5). Diese Anpassung wird in der Funktionskomponente: "Lernstrategie für Modellanpassung" realisiert.

Eingangsgrößen des Modells sind die Stellgrößen u_1, u_2 und u_3 und die Meßgrößen w_1, w_2 bis w_q des Läuterprozesses. Durch dieses Modell werden die Schätzwerte \hat{y}_1, \hat{y}_2 und \hat{y}_3 der Ausgangsgrößen y_1, y_2 und y_3 des Läuterbottiches berechnet. Aus den dargestellten allgemeinen Prozeß- und Konstruktionskenntnissen kann der Zusammenhang zwischen den Modelleingangsgrößen und den Schätzwerten der Ausgangsgrößen durch den folgenden Satz (1) von nichtlinearen zeitvarianten Differentialgleichungen mit der Zeitvariablen t beschrieben werden:

Gl. (1)

$$\hat{y}_1(t) = f_1 \left\{ u_1(t), \frac{du_1(t)}{dt}, \frac{d^2u_1(t)}{dt^2}, \dots, u_2(t), \frac{du_2(t)}{dt}, \frac{d^2u_2(t)}{dt^2}, \dots, u_3(t), \frac{du_3(t)}{dt}, \frac{d^2u_3(t)}{dt^2}, \dots, w_1(t), \frac{dw_1(t)}{dt}, \frac{d^2w_1(t)}{dt^2}, \dots, w_2(t), \frac{dw_2(t)}{dt}, \frac{d^2w_2(t)}{dt^2}, \dots, w_q(t), \frac{dw_q(t)}{dt}, \frac{d^2w_q(t)}{dt^2}, \dots, \frac{d\hat{y}_1(t)}{dt}, \frac{d^2\hat{y}_1(t)}{dt^2}, \dots \right\}$$

$$\hat{y}_2(t) = f_2 \left\{ u_1(t), \frac{du_1(t)}{dt}, \frac{d^2u_1(t)}{dt^2}, \dots, u_2(t), \frac{du_2(t)}{dt}, \frac{d^2u_2(t)}{dt^2}, \dots, u_3(t), \frac{du_3(t)}{dt}, \frac{d^2u_3(t)}{dt^2}, \dots, w_1(t), \frac{dw_1(t)}{dt}, \frac{d^2w_1(t)}{dt^2}, \dots, w_2(t), \frac{dw_2(t)}{dt}, \frac{d^2w_2(t)}{dt^2}, \dots, w_q(t), \frac{dw_q(t)}{dt}, \frac{d^2w_q(t)}{dt^2}, \dots, \frac{d\hat{y}_2(t)}{dt}, \frac{d^2\hat{y}_2(t)}{dt^2}, \dots \right\}$$

$$\hat{y}_3(t) = f_3 \left\{ u_1(t), \frac{du_1(t)}{dt}, \frac{d^2u_1(t)}{dt^2}, \dots, u_2(t), \frac{du_2(t)}{dt}, \frac{d^2u_2(t)}{dt^2}, \dots, u_3(t), \frac{du_3(t)}{dt}, \frac{d^2u_3(t)}{dt^2}, \dots, w_1(t), \frac{dw_1(t)}{dt}, \frac{d^2w_1(t)}{dt^2}, \dots, w_2(t), \frac{dw_2(t)}{dt}, \frac{d^2w_2(t)}{dt^2}, \dots, w_q(t), \frac{dw_q(t)}{dt}, \frac{d^2w_q(t)}{dt^2}, \dots, \frac{d\hat{y}_3(t)}{dt}, \frac{d^2\hat{y}_3(t)}{dt^2}, \dots \right\}$$

In diesen Gleichungen beschreiben die Ausdrücke $f_1\{\}$, $f_2\{\}$ und $f_3\{\}$ jeweils funktionale Abhängigkeiten.

Am Beispiel des Schätzwertes \hat{y}_1 des Läuterdruckes y_1 für den Bereich der Vorderwürze soll der Aufbau der ersten Gl. von (1) erläutert werden. In Fig. 4 ist ein Teilmодell des nichtlinearen dynamischen Modells dargestellt, das für die Schätzung des Läuterdruckes verwendet wird. Da sich der Läuterprozeß in den Prozeßabschnitten Vorderwürze und Nachguß strukturell ändert, wird der Prozeß in diesen Abschnitten auch durch nichtlineare Modelle mit unterschiedlicher Struktur beschrieben. Zudem ändern sich durch Unterschiede in der Qualität und Vorverarbeitung des Malzes die Parameter des Läuterprozesses. Diesem Sachverhalt muß auch durch eine Anpassung der Parameter des nichtlinearen Modells begegnet werden. Die in den Teilfunktionen "Dichteberechnung" und "Berechnung der Änderung des statischen Druckes" des Teilmоделles erforderlichen Parameter können vollständig aus den Daten der Eingangsgrößen im Zusammenwirken mit abgespeicherten Abbildungstabellen bestimmt werden und sind somit in jedem Zustand des Läuterprozesses bekannt. Um schwer zugängliche Parameter des nichtlinearen Modells einfach anpassen zu können, wird ein Teil der nichtlinearen Differenzengleichungen in Form eines neuronalen Netzes realisiert. Dies gilt für die Parameter des Teilmоделles, das für die Berechnung des Differenzdruckes sorgt. Hierin sind insbesondere die Höhe und Porosität der Spelzenschicht nicht direkt durch Messungen oder einfache Abbildungen zugängliche Größen. Daher wird dieses Teilmодell durch eine neuronale Netzstruktur dargestellt, deren Parameter mittels der Funktionskomponente "Lernstrategie zur Modellanpassung" verändert werden. Der Aufbau von neuronalen Netzen für Anwendungen in der Regelungstechnik

DE 198 24 433 A 1

ist in der einschlägigen Literatur beschrieben, z. B. in Andreas Zell; Simulation Neuronaler Netze; Addison-Wesley Publishing Company.

Durch die Realisierung der Automatisierungsvorrichtung mittels eines Mikrorechnersystems werden die Stellgrößen lediglich zu den Zeitpunkten $t = k T_a$ berechnet und über periphere Baugruppen mit einer Haltefunktion dem Prozeß zugeführt. Hierbei ist T_a eine auf die Dynamik des Prozesses abgestimmte Abtastzeit, z. B. 15 sec. Die Schätzwerte der Ausgangsgrößen werden daher mittels des mathematischen Modells ebenfalls nur zu den Abtastzeitpunkten berechnet. Mit der normierten Zeit $k = t/T_a = 0, 1, 2, 3, \dots$ ergibt sich dann aus dem Gleichungssatz (1) der nachfolgende Satz (2) von nichtlinearen dynamischen Differenzengleichungen des mathematischen Modells:

10 Gl. (2)

$$\begin{aligned} \hat{y}_1(k) &= g_1 \{u_1(k), u_1(k-1), u_1(k-2), \dots, u_2(k), u_2(k-1), u_2(k-2), \dots, u_3(k), u_3(k-1), u_3(k-2), \dots, \\ &\quad w_1(k), w_1(k-1), w_1(k-2), \dots, w_2(k), w_2(k-1), w_2(k-2), \dots, w_q(k), w_q(k-1), w_q(k-2), \dots, \hat{y}_1(k-1), \hat{y}_1(k-2), \dots\} \end{aligned}$$

$$15 \quad \begin{aligned} \hat{y}_2(k) &= g_2 \{u_1(k), u_1(k-1), u_1(k-2), \dots, u_2(k), u_2(k-1), u_2(k-2), \dots, u_3(k), u_3(k-1), u_3(k-2), \dots, \\ &\quad w_1(k), w_1(k-1), w_1(k-2), \dots, w_2(k), w_2(k-1), w_2(k-2), \dots, w_q(k), w_q(k-1), w_q(k-2), \dots, \hat{y}_2(k-1), \hat{y}_2(k-2), \dots\} \end{aligned}$$

$$20 \quad \begin{aligned} \hat{y}_3(k) &= g_3 \{u_1(k), u_1(k-1), u_1(k-2), \dots, u_2(k), u_2(k-1), u_2(k-2), \dots, u_3(k), u_3(k-1), u_3(k-2), \dots, \\ &\quad w_1(k), w_1(k-1), w_1(k-2), \dots, w_2(k), w_2(k-1), w_2(k-2), \dots, w_q(k), w_q(k-1), w_q(k-2), \dots, \hat{y}_3(k-1), \hat{y}_3(k-2), \dots\} \end{aligned}$$

Die Ausdrücke $g_1()$, $g_2()$ und $g_3()$ charakterisieren in diesen Gleichungen jeweils funktionale Abhängigkeiten.

Das Zusammenwirken der Funktionskomponente "Lernstrategie zur Modellanpassung" mit der Funktionskomponente: "Dynamisches Modell des Läuterprozesses" wird in Fig. 5 dargestellt.

Das dynamische Modell des Läuterbottiches berechnet mit den aktuellen Werten der elektrischen Stellgrößen u_1 , u_2 , u_3 , den zusätzlichen Meßgrößen w_1 bis w_5 und Status- bzw. Hilfssignalen die Schätzwerte \hat{y}_1 , \hat{y}_2 und \hat{y}_3 der Ausgangsgrößen y_1 , y_2 und y_3 . Dies sind Schätzwerte zu äquidistanten Abtastzeitpunkten für den Läuterdruck, die Trübung und im Bereich des Nachgußes für die Konzentration. Beim Ablauf der Vorderwürze ist die Konzentration näherungsweise konstant. Diese Schätzwerte werden mit den zu den gleichen Zeitpunkten gemessenen Größen für Läuterdruck, Trübung und gegebenenfalls Konzentration verglichen. Die Differenzen ergeben die Fehlersignale e_1 , e_2 und e_3 , die ein Maß für die Güte des mathematischen Modells darstellen. Ein ideal angepaßtes Modell ist gegeben, wenn die Schätzfehler e_1 , e_2 bis e_3 in jedem Abtastzeitpunkt Null sind.

35 Diese Fehlersignale werden in der nachgeschalteten Funktionskomponente: "Lernstrategie zur Modellanpassung" verwendet. Es werden hierbei vorzugsweise Methoden eingesetzt, die eine i.a. skalare Gütfunktion optimieren. Die unbekannten Parameter in den Gleichungen (2) werden im folgenden mit a_i , $i = 1 \dots N$, bezeichnet. Diese Parameter werden im Parametervektor

$$b = [a_1 \ a_2 \ \dots \ a_N]$$

40 zusammengefaßt.

Als Gütfunktion $I(T_1)$ zur Schätzung des Parametervektors $b(T_1)$ zum Zeitpunkt T_1 wird z. B. die gewichtete Summe der Fehlerquadrate zu den aufeinanderfolgenden diskreten Abtastzeiten $k = t/T_a = 0, 1, 2, 3, \dots$ verwendet:

$$45 \quad \text{Gl. (3)} \quad I(T_1) = \frac{\sum_{k=1}^{N_2} (c_1 e_1^2(k) + c_2 e_2^2(k) + c_3 e_3^2(k))}{N_1}$$

50 Hierin wird durch die Summationsgrenzen N_1 und N_2 der Zeitbereich gekennzeichnet, in dem die geschätzten und gemessenen Ausgangsgrößen zur Anpassung der Parameter genutzt werden. Mittels den Konstanten c_1 , c_2 und c_3 können unterschiedliche Gewichtungen für die Genauigkeit der Schätzung der unbekannten Parameter in Gl. (2) vorgegeben werden. Das Optimum der Schätzung, d. h. die besten Werte für den unbekannten Parametervektor $b(T_1)$, wird bei einer minimalen Summe der Fehlerquadrate erreicht.

55 Das Funktionsprinzip dieses Lernalgorithmus ist das iterative Verändern der anzupassenden Parameter. Ausgehend von dem zuvor zum Zeitpunkt T_2 geschätzten Parametervektor $b(T_2)$, ergeben sich die neuesten Schätzwerte der zeitveränderlichen Parameter zum Zeitpunkt T_1 aus der iterativen Beziehung:

$$60 \quad \text{Gl. (4)} \quad b(T_1) = b(T_2) - r \frac{\partial I(T_1)}{\partial b} \quad r > 0$$

Hierin beschreibt r eine geeignet gewählte Schrittweite des Optimierungsalgorithmus. Anstelle der Schätzgleichung (4) kann zur Ermittlung des Parametervektors $b(T_1)$ auch die rekursive Schätzgleichung der Methode der kleinsten Fehlerquadrate verwendet werden. Die Anpassung des Parametervektors b kann nach jedem Abtastschritt durchgeführt werden. Sie kann allerdings auch nach vorher festgelegten größeren Zeitabschnitten oder selbsttätig bei Überschreiten einer Fehlergrenze aktiviert werden. Besonders vorteilhaft erweist es sich, die Parameter jeweils zu Beginn der Prozeßabschnitte Vorderwürze und Nachguß zu schätzen.

Das Verfahren kann sowohl offline als auch online eingesetzt werden. Es werden innerhalb des Modelles lediglich diejenigen Parameter angepaßt, die sich aufgrund unterschiedlicher Rohstoffzusammensetzungen ändern und nicht durch einfache Messungen zugänglich sind, z. B. die Höhe der Spelzenschicht oder die Viskosität der Läuterwürze.

Die Methode erlaubt durch Verwendung von Modellen mit unterschiedlicher Struktur und Parametrierung eine jeweils getrennte Behandlung der verschiedenen Prozeßabschnitte (Vorderwürze, Nachguß) und Verfahrensphasen (z. B. Läuterpause oder Tiefschnitt) des Läuterprozesses.

Als Startwerte der Modellparameter für den Läuterprozeß können z. B. verwendet werden:

- die Parameter eines früheren Läutervorganges der gleichen Biersorte des zu automatisieren den oder eines anderen Läuterbottiches
- die Parameter des Läutervorganges einer anderen Biersorte.

Das nichtlineare zeitveränderliche dynamische Modell des Läuterprozesses dient als Grundlage für die nachfolgende Bearbeitung in der Funktionskomponente: "Optimierungsstrategie zur Stellgrößenberechnung". Das Zusammenwirken dieser Funktionskomponente mit der Funktionskomponente: "Mathematisches Modell des Läuterprozesses" veranschaulicht Fig. 6.

Eingangsgrößen dieses Modelles sind zunächst die aktuellen Werte von

x_1 : Regelgröße für Volumenstrom der Läuterwürze
 x_2 : Regelgröße für Höhenlage der Hackvorrichtung
 x_3 : Regelgröße für Drehzahl der Hackvorrichtung

und der meßbaren Ausgangsgrößen:

y_1 : Läuterdruck
 y_2 : Trübung der Läuterwürze
 y_3 : Konzentration bzw. Leitwert der Läuterwürze

Von diesen Größen sind auch die Werte aus der nahen Vergangenheit abgespeichert. Zusätzlich werden Status- und Hilfssignale übergeben, die den aktuellen Prozeßabschnitt bzw. die aktuelle Verfahrensphase definieren.

Zum Zwecke der Optimierung der elektrischen Stellgrößen des Läuterprozesses wird zunächst ein Optimierungskriterium J definiert, in welchem die für den Läuterprozeß relevanten Faktoren, z. B. Läuterzeit, Ausbeute, Würztrübung, berücksichtigt werden können. Additiv oder alternativ können auch wichtige Prozeßgrößen oder Abweichungen von kritischen Prozeßzuständen im Gütekriterium bewertet werden, z. B. die Abweichung des Läuterdruckes von einem definierten Grenzwert, um einen Tiefschnitt durch die Hackvorrichtung zu vermeiden. Dieses Kriterium J kann in allgemeiner Form durch die Gl. (5):

$$Gl. (5) \quad J = \sum_{j=1}^M d_j f_j^2(k)$$

beschrieben werden. Ein optimaler Prozeßverlauf ist gegeben, wenn das Optimierungskriterium ein Minimum annimmt. Die M Summanden f_j in Gl. (5) beschreiben die zuvor dargestellten wünschenswerten Merkmale für einen optimalen Betrieb des Läuterprozesses. Die Gewichtungsfaktoren d_j innerhalb der Optimierungsstrategie können in der Brauerei, unter Berücksichtigung der Bedingung $d_j \geq 0$, eingestellt und auch während des Prozeßablaufes verändert werden. Damit wird eine individuelle Anpassung des Läuterprozeßablaufes an die betriebs- und produktionspezifischen Anforderungen der Brauerei ermöglicht. Die Gewichtungsfaktoren d_j für die Optimierung können in den verschiedenen Abschnitten des Läuterprozesses unterschiedlich sein.

Durch die Verwendung des dynamischen Modells des Läuterprozesses können die Auswirkungen einer Stellgrößenänderung zu jedem Aktionszeitpunkt T_i , $i = 1, 2, \dots$ auf die modellierten Prozeßgrößen zu einem zukünftigen Zeitpunkt $T_i + \Delta t$ vorausschauend durch Prädiktion berechnet und damit auch der geplante Stellgrößeneinfluß auf das Gütekriterium bewertet werden. Die Prädiktionszeit Δt kann sich über den Zeitraum eines Prozeßabschnitts (Vorderwürze, Nachguß), den Zeitraum einer Verfahrensphase (z. B. Läuterpause oder Tiefschnitt) oder auch über einen Teil dieser Zeitspannen erstrecken. Die Aktionszeitpunkte T_i können beliebig gewählt werden. Als vorteilhaft erweist es sich, diese Zeitpunkte aus dem dynamischen Verlauf von hierfür ausgewählten einzelnen Ausgangsgrößen zu bestimmen. Es kann jedoch auch der zeitliche Verlauf von mehreren Ausgangs- bzw. Prozeßgrößen hierfür genutzt werden. Ein Aktionszeitpunkt kann z. B. gegeben sein, wenn eine Ausgangsgröße, z. B. der Läuterdruck, gewisse vorgebbare Grenzwerte erreicht oder wenn die zeitliche Ableitung (Gradient) der Ausgangsgröße bestimmte vorgebbare Schranken überschreitet.

Zur Optimierung wird zunächst eine gezielte Änderung der Stellgrößen mittels eines neuronalen Netzes vorgenommen, bei der auch die Erfahrungen von vorherigen Suden des gleichen Biertypes berücksichtigt werden. Diese Stellgrößenänderungen werden bis zum nächsten Aktionszeitpunkt als konstant angenommen. Sie können jedoch auch bis zum nächsten Aktionszeitpunkt mit konstanter Steigung anwachsen bzw. abfallen. Diese geplanten zukünftigen Stellgrößen werden mit \dot{u}_1 , \dot{u}_2 und \dot{u}_3 bezeichnet.

Sie werden der Funktionskomponente: "Dynamisches Modell des Läuterprozesses" übergeben. Vorzugsweise werden Stellgrößen verwendet, die bis zum nächsten Aktionszeitpunkt konstant sind oder mit konstanter Steigung anwachsen bzw. abfallen.

Mittels des Modelles werden für die zukünftigen Stellgrößen jeweils die Zeitverläufe der Prozeßausgangsgrößen für

die Prädiktionszeit Δt mit dem Gleichungssatz (2) vorausberechnet. Die daraus entstehenden Größen sind:

5 \tilde{y}_1 : Prognostizierter (zukünftiger) Signalverlauf für den Läuterdruck
 \tilde{y}_2 : Prognostizierter (zukünftiger) Signalverlauf für die Trübung der Läuterwürze
 \tilde{y}_3 : Prognostizierter (zukünftiger) Signalverlauf für die Konzentration der Läuterwürze.

10 Diese Vorgehensweise einer vorausschauenden Berechnung ist insbesondere durch das dynamische Verhalten des Läuterprozesses begründet, da eine aktuelle Stellgröße sich auch auf zukünftige Prozeßgrößen auswirkt. Das dynamische Modell über gibt nach der Modellrechnung der Funktionskomponente "Optimierungsstrategie für Stellgrößenberechnung" die prognostizierten Signalverläufe.

15 Diese Größen beeinflussen in der erfundungsgemäßen Realisierung der Regelstrategie die gemäß Gl. (5) eingeführten Merkmale f_j des Läuterprozesses. Damit können die Auswirkungen der gezielten Änderung der Stellgrößen auf das Gütekriterium mit Gl. (5) berechnet werden. Der auf diese Weise berechnete Wert des Gütekriteriums stellt eine Prognose für die zu erwartende Güte des Läuterprozesses dar. Sofern der prognostizierte Funktionswert des Gütekriteriums nicht gewissen vorgebbaren Genauigkeitsanforderungen entspricht, wird mittels des neuronalen Netzes ein erneuter Stellgrößenvorschlag der Funktionskomponente: "Dynamisches Modell des Läuterprozesses" übergeben und die zuvor dargestellten Teilaufgaben werden iterativ wiederholt. Da neuronale Netze selbstlernende Eigenschaften besitzen, werden nur sehr wenige Iterationen benötigt, bis sich im Sinne der gewählten Genauigkeitsanforderung befriedigende Ergebnisse einstellen. Insbesondere kann bereits bei der ersten Iteration ein günstiger Stellgrößenvorschlag unterbreitet werden, da das neuronale Netz seine Entscheidungen auch auf den Erfahrungen bei den vorangehenden Suden aufbaut.

20 Damit können zu jedem Zeitpunkt die bezüglich des Optimierungskriteriums für den Gesamtprozeß optimalen Stellgrößen für den Volumenstrom u_1 der Läuterwürze, die Höhenlage u_2 der Hackvorrichtung und die Drehzahl u_3 der Hackvorrichtung ermittelt werden. Nach Ablauf der Prädiktionszeit Δt wird das Optimierungskriterium mit den aufgetretenen realen Prozeßdaten erneut berechnet und mit dem zuvor prognostizierten Funktionswert des Gütekriteriums verglichen. 25 Eine dann auftretende Differenz wird genutzt, um den neuronalen Regler in Richtung einer verbesserten Stellgrößenvorgabe bei der nächsten Entscheidungsfindung zu trainieren. Mit den Stellgrößen u_2 und u_3 können direkt die Stellglieder des Hackwerkes angesteuert werden, während die Stellgröße u_1 noch auf die Ringleitungen aufgeteilt werden muß.

30 Aus der elektrischen Stellgröße u_1 für den Volumenstrom werden in der Funktionskomponente: "Stellgrößenaufteilung auf die Ringrohre" die elektrischen Stellgrößen $u_{1,1}$ und $u_{1,2}$ für die Volumenströme in den Ringleitungen 1 und 2 berechnet. Die Einbindung dieser Funktionkomponente in die Umgebung der zuvor vorgestellten Funktionskomponenten wird in Fig. 7 verdeutlicht.

35 Grundlage für die Stellgrößenaufteilung auf die Ringrohre ist die Forderung nach homogenen Strömungsverhältnissen innerhalb des Treberkuchens; d. h. die elektrische Stellgröße $u_{1,i}$ der i -ten Ringleitung führt zu einem Volumenstrom $x_{1,i}$ der Läuterwürze in dieser Leitung, so daß in erster Näherung gilt:

$$40 \quad \text{Gl. (6)} \quad x_{1,i} = x_1 \frac{A_i}{A} \quad i = 1 \text{ bzw. } 2$$

45 x_1 : Volumenstrom der Läuterwürze
 A_i : Einzugsgebiet (Quellgebiet) der i -ten Ringleitung
 A : Gesamteinzugsgebiet (Bottichbodenfläche) aller Ringleitungen.

50 Es wird vereinfachend ein proportionaler Zusammenhang zwischen den elektrischen Stellgrößen $u_{1,i}$ und den Volumenströmen in den Ringleitungen $x_{1,i}$ angenommen, die Proportionalitätskonstante sei k_i . Dann folgt aus Gl. (6) für die erforderliche Stellgröße $u_{1,i}$:

$$55 \quad \text{Gl. (7)} \quad u_{1,i} = x_1 k_i \frac{A_i}{A} \quad i = 1 \text{ bzw. } 2$$

60 Durch zusätzliche, in Fig. 1 nicht dargestellte Messungen der Konzentration bzw. des Leitwertes in den einzelnen Ringleitungen können die einzelnen elektrischen Stellgrößen $u_{1,i}$ derart ausgegeben werden, daß sowohl die Summe der Teilvolumenströme dem geforderten Gesamtstrom entspricht als auch eine homogene Konzentrationsverteilung über die einzelnen Ringleitungen gegeben ist. Die Konzentrations- bzw. Leitwertmessung kann auch auf einen bestimmten Zeitabschnitt – z. B. während der Inbetriebnahme des Läuterbottiches – beschränkt werden.

65 Für die in Fig. 2 dargestellte Ausführungsvariante zur Regelung des Würzeabflusses wird die Struktur der Automatisierungsvorrichtung in Fig. 8 abgebildet. Die Vorgehensweise hierbei entspricht grundsätzlich dem zuvor in Bezug auf den Läuterbottich gemäß Fig. 1 beschriebenen Ablauf mit folgenden Unterschieden: Anstelle des Gesamtstromes x_1 der Läuterwürze werden hier die gemessenen Teilvolumenströme $x_{1,1}$ und $x_{1,2}$ der Würze in den beiden Ringleitungen verwendet. Zudem werden anstelle der Stellgröße u_1 für den Volumenstrom der Läuterwürze die Stellgrößen $u_{1,1}$ und $u_{1,2}$ für die Volumenströme in den Ringleitungen zur Berechnung der Prognosewerte mittels des dynamischen Modells des Läuterprozesses genutzt. Das hierfür genutzte Modell muß dabei auch die Gleichungen für die Stellglieder der Ringleitungen umfassen. Durch eine Messung der Konzentrationen in den einzelnen Ringleitungen können auch hier Stellgrößen ausgegeben werden, die eine homogene Konzentrationsverteilung in den Ringrohren sicherstellen.

70 In einer weiteren Variante für die Anordnung gemäß Bild 2 kann auch aus den Volumenströmen $x_{1,1}$ bzw. $x_{1,2}$ der Ringleitung 1 und 2 ein fiktiver Gesamtstrom x_1 gebildet werden. Mittels dieser Größe wird dann eine fiktive Gesamtstelle u_1 in der Funktionkomponente "Optimierungsstrategie" gebildet, die dann unter Beachtung der Gl. (7) für

die Berechnung der Einzelstellgrößen $u_{1,1}$ und $u_{1,2}$ der Ringleitungen verwendet wird.

In einer vereinfachten Ausführungsvariante (Anspruch 4) kann die Funktionskomponente "Lernstrategie zur Modellanpassung" vollständig entfallen. Auf eine vorausschauende Berechnung zur Beurteilung der Wirkung einer Stellgröße auf die Ausgangsgrößen wird verzichtet. Damit wird in der Funktionskomponente "Dynamisches Modell des Läuterprozesses" keine Modellberechnung erforderlich. Die dynamischen Gleichungen zur Beschreibung des Prozeßverhaltens können somit entfallen. Für die Anordnungsvariante gemäß Fig. 1 ist dann die Automatisierungsstruktur in Fig. 7a und für die Anordnungsvariante nach Fig. 2 ist die Automatisierungsstruktur in Fig. 8a dargestellt.

Tritt ein Aktionszeitpunkt T_i ein, so werden neue Stellgrößen ermittelt. Vorzugsweise werden hierbei Stellgrößen verwendet, die bis zum nächsten Aktionszeitpunkt konstant sind oder mit konstanter Steigung anwachsen bzw. abfallen. Diese Stellgrößenberechnung erfolgt durch eine neuronale Netzstruktur im Block "Optimierungsstrategie für Stellgrößenberechnung". Im Unterschied zu den zuvor dargestellten Ausführungsvarianten erfolgt nun keine Überprüfung dieser Stellgrößen durch ein dynamisches Modell. Statt dessen werden die Stellgrößen direkt an den Läuterbottich ausgegeben.

Beim nächsten Aktionszeitpunkt werden die Wichtungen eines neuronalen Netzes durch ein festgelegtes Gütekriterium mit Hilfe eines Lernalgorithmus optimiert. Dies geschieht durch Berechnung des Optimierungskriteriums zu diesem Zeitpunkt und Vergleich dieses Ergebnisses mit dem Ergebnissen aus vorherigen Suden, die gegebenenfalls mit anderen Stellgrößenwerten durchgeführt wurden. Diese Änderungen der Wichtungen haben zum Ziel, daß beim nächsten Abläutervorgang auf die Erfahrung dieses Sudes zurückgegriffen werden kann und ein im Sinne der Erfindung verbessertes Abläuterverhalten realisiert werden kann. Die im Block "Optimierungsstrategie für Stellgrößenberechnung" erfaßten Regelgrößen x für den Volumenstrom der Läuterwürze, x_2 für die Höhenlage der Hackvorrichtung und x_3 für die Drehzahl der Hackvorrichtung werden in dieser Variante gemäß Fig. 7a nur genutzt, um die Funktion der Stell- bzw. Regellemente für diese physikalischen Größen zu überwachen. Das gleiche gilt für die Volumenströme $x_{1,1}$, bzw. $x_{1,2}$ der Ringleitungen gemäß der in Fig. 8a dargestellten Variante. Die gemessenen Ausgangsgrößen Läuterdruck y_1 , Trübung y_2 der Läuterwürze und Konzentration y_3 der Läuterwürze können bei diesen vereinfachten Varianten einerseits als Parameter innerhalb des Gütekriteriums genutzt werden. Andererseits können aus diesen Meßgrößen bzw. ihren zeitlichen Ableitungen auch die Aktionszeitpunkte abgeleitet werden. Die zugeführten Status- und Hilfssignale dienen zur Übermittlung des momentanen Prozeßabschnittes und der aktuellen Verfahrensphase. Bei Änderungen innerhalb dieser Bereiche wird jeweils auf ein Programm mit anderen Wichtungen umgeschaltet, die sich in der Vergangenheit als optimal im Sinne des gewählten Kriteriums erwiesen haben. Die zudem im Block "Optimierungsstrategie für Stellgrößenberechnung" aufgeschalteten Meßgrößen: Volumenstrom w_1 des Anschwänzwassers, Volumenstrom w_2 des Trubes und Konzentration w_4 des Trubes können ebenfalls als Parameter innerhalb des gewählten Gütekriteriums genutzt werden.

Eine einfache Regelvariante im Sinne der vorliegenden Erfindung wird im folgenden Beispiel detaillierter erläutert. Hierzu wird der Ablauf für die Prozeßabschnitte Vorderwürze und Nachguß getrennt betrachtet. Ziele der Regelung des Läuterprozesses bei diesem Beispiel sind primär eine minimale Zeitdauer und sekundär die Einhaltung eines Mindestläuterdruckes während der einzelnen Prozeßabschnitte. Diese Vorgaben werden in einem, dem Optimierungskriterium gemäß Gl. (5) ähnlichen, Optimierungskriterium gemäß Gl. (8) mit geeigneten Koeffizienten d_1, d_2, d_3 und d_4 bewertet:

$$Gl. (8) \quad J = \sum_{j=1}^4 d_j f_j^2(k)$$

f_1 : Zeitdauer der Vorderwürze

f_2 : Zeitdauer des Nachgusses

$f_3 = y_{1,VW} - y_{1,GVW}$

mit $y_{1,VW}$: Läuterdruck am Ende der Vorderwürze

$y_{1,GVW}$: Grenzwert für Läuterdruck am Ende der Vorderwürze

$f_4 = y_{1,NG} - y_{1,GNG}$

mit $y_{1,NG}$: Läuterdruck am Ende des Nachgusses

$y_{1,GNG}$: Grenzwert für Läuterdruck am Ende des Nachgusses.

Für die Optimierung im Bereich der Vorderwürze gilt $d_2 = 0$ und $d_4 = 0$. Im Bereich des Nachgusses ist $d_1 = 0$ und $d_3 = 0$. Das Ziel, die Minimierung dieses Optimierungskriteriums, soll bei diesem vereinfachten Beispiel lediglich durch die Stellgröße u_1 für den Volumenstrom der Läuterwürze und die Stellgröße u_2 für die Höhenlage der Hackvorrichtung erreicht werden. Die Struktur der vereinfachten Automatisierungsvorrichtung ist in Fig. 9 dargestellt.

Bei dieser einfachen Regelvariante berücksichtigt das dynamische Modell des Läuterprozesses lediglich eine Schätzung des Läuterdruckes. Durch Bildung der Differenz zwischen dem Schätzwert des Läuterdruckes und dem gemessenen Läuterdruck können entweder fortlaufend oder zu bestimmten Zeitabschnitten, z. B. am Ende des Prozeßabschnittes, die Parameter einer Teilstruktur des nichtlinearen dynamischen Modells mittels einer Lernstrategie angepaßt werden. Die Güte des resultierenden Modells für den Prozeßabschnitt Vorderwürze wird in Fig. 10 verdeutlicht, in der der gemessene Verlauf und der modellierte Verlauf des Saugdruckes dargestellt ist. In Fig. 11 ist der gemessene und modellierte Verlauf der Konzentration der Läuterwürze während der Prozeßabschnitte Vorderwürze und Nachguß dargestellt. Bei dem gemäß Gl. (8) gewählten Optimierungskriterium wird die Konzentration allerdings nicht berücksichtigt.

Auf der Basis dieses Modells werden die Berechnungen zur Ermittlung der besten Stellgrößen im Sinne des Optimierungskriteriums für den Volumenstrom u_1 der Läuterwürze und für die Höhenlage u_2 der Hackvorrichtung durchgeführt.

In Fig. 12 und 13 sind zwei Zeitdiagramme des Ablaufes für den Prozeßabschnitt Vorderwürze dargestellt.

Als Startwerte für die Stellgrößen werden zunächst Werte ausgegeben, die entsprechend der Bottichauslegung und Würzequalität (z. B. Trübung) zu einem maximalen Volumenstrom und einer günstigeren Höhenlage der Hackvorrichtung führen. Ab Beginn der Vorderwürze bis zum ersten Aktionszeitpunkt werden die Parameter des Modells für die

Vorderwürze an den aktuellen Sud adaptiert.

An den Aktionszeitpunkten T_i wird berechnet, welche Änderungen der Stellgrößen erforderlich werden, um die o.a. Regelungsziele einzuhalten und das Optimierungskriterium zu minimieren. Diese Berechnungen erfolgen Mithilfe von Prädiktionen des Läuterdruckverlaufes. Zunächst wird unter Beibehaltung des aktuellen Volumenstromes die Restdauer für die Vorderwürze berechnet. Damit erhält man den Prognosewert für die Zeitdauer der Vorderwürze. Der Läuterdruckverlauf wird, ausgehend vom gemessenen aktuellen Läuterdruck, für diese Restdauer vorausprognostiziert. Überschreitet diese Schätzung des Läuterdruckes zu irgend einem Zeitpunkt in der Vorderwürze den für das Ende der Vorderwürze vorgegebenen Grenzwert $y_{1,GV}$, so ist die aktuelle Stellgröße für den Volumenstrom zu reduzieren bzw. das Hackwerk abzusenken, um einen Tiefschnitt und die damit verbundene Läuterpause (Anhalten des Würzeabzugs) zu vermeiden. Verbleibt hingegen der prognostizierte Läuterdruckverlauf im Zeitintervall stets im zulässigen Druckbereich, so könnte sogar eine erhöhte Stellgröße u_1 ausgegeben werden, die zu einem vergrößerten Volumenstrom führt. Mit dem Prognosewert für die Zeitdauer der Vorderwürze und der Prognose des Läuterdruckes am Ende der Vorderwürze kann jeweils das Optimierungskriterium entsprechend Gl. (8) berechnet werden.

In dem in Fig. 12 dargestellten zeitlichen Ablauf werden die Aktionszeitpunkte T_1 und T_2 von der zeitlichen Ableitung des Läuterdruckes bestimmt. Zum Zeitpunkt T_1 wird erkannt, daß bei Beibehaltung der aktuellen (großen) Stellgröße für den Volumenstrom der Läuterwürze der Grenzwert des Läuterdruckes unterschritten würde. Deshalb wird die Stellgröße reduziert. Die Größe der Änderung wird mittels eines iterativen Verfahrens berechnet, das auf die Dynamik der Prozeßgrößen des aktuellen Sudes und auf die Erfahrungen (Trainingsdaten) von vorhergehenden Suden derselben Biersorte zurückgreift. Sie ergibt sich aus dem Ziel, das Optimierungskriterium zu minimieren. Zum Aktionszeitpunkt T_2 wird durch Prognose erkannt, daß bei Beibehaltung der bisherigen Stellgrößen der Läuterdruck am Ende der Vorderwürze den vorgegebenen Grenzwert unterschreiten würde. Durch Berechnungen am Modell ermittelt das Automatisierungssystem, daß dies allein durch Absenken der Hackvorrichtung – bei Beibehaltung der Stellgröße des Volumenstromes – vermieden werden kann. Der Betrag der Veränderung der Höhenlage wird wiederum durch die Funktionskomponente "Optimierungsstrategie für Stellgrößenberechnung" berechnet.

Zudem wird an jedem Entscheidungspunkt stets überprüft, ob bei Inkaufnahme eines Tiefschnittes oder einer Läuterpause die minimale Läuterzeit für den Sudabschnitt erreicht werden kann.

Bei dem in Fig. 13 dargestellten Zeitablauf der Vorderwürze sind drei Aktionszeitpunkte zu erkennen. Zum Zeitpunkt T_1 wird eine Reduktion des Volumenstromes der Läuterwürze durchgeführt und zum Zeitpunkt T_2 eine Absenkung des Hackwerkes eingeleitet. Zum Zeitpunkt T_3 wird eine weitere Absenkung des Hackwerkes durchgeführt; die Stellgröße für den Volumenstrom wird dabei konstant gehalten.

In den Abbildungen Fig. 14 bis 17 sind die zeitlichen Verläufe verschiedener Realisierungen dieser einfachen Ausführungsvariante für den Prozeßabschnitt Nachguß dargestellt.

Zu Beginn dieses Prozeßabschnittes wird die Stellgröße für den Volumenstrom der Läuterwürze kontinuierlich oder stufenförmig erhöht. Innerhalb dieses Zeitraumes werden zudem die Parameter des Modells für den Prozeßabschnitt Nachguß adaptiert. Im ersten Aktionszeitpunkt T_1 , der z. B. durch ein vorgebares Läutervolumen ab Beginn des Nachgusses bestimmt ist, wird mittels der dargestellten Optimierungsstrategie eine optimale Änderungsgeschwindigkeit der Stellgröße für den Volumenstrom der Läuterwürze im Sinne des gewählten Kriteriums abgeschätzt. Diese Änderungsgeschwindigkeit wird bei einem gegebenen Zeitmaßstab durch den in den in Fig. 14 bis 17 dargestellten Winkel α repräsentiert. Hierbei gilt: $\alpha \geq 0$. Bei guter Malzqualität des aktuellen Sudes ergibt sich in der Regel ein großer Wert dieses Steigungswinkels und umgekehrt. Der Aktionszeitpunkt T_2 wird z. B. bestimmt durch das abgeläuterte Volumen seit Beginn des Prozeßabschnittes Nachguß oder durch einen Grenzwert für den Läuterdruck bzw. dessen zeitliche Ableitung. Zu diesem Zeitpunkt wird wiederum eine optimale Änderung der Stellgröße für den Volumenstrom der Läuterwürze in der Funktionskomponente "Optimierungsstrategie für Stellgrößenberechnung" ermittelt. Dieser Wert wird in den Fig. 14 bis 17 mit K gekennzeichnet. Zum Aktionszeitpunkt T_3 wird in den Fig. 14 und 15 eine Absenkung des Volumenstromes der Läuterwürze als optimaler Stelleingriff ermittelt. In den Fig. 16 und 17 wird hingegen als optimaler Eingriff eine Absenkung der Höhenlage der Hackvorrichtung durchgeführt. Bei den letztgenannten beiden Realisierungen wird weiterhin zum Aktionszeitpunkt T_4 eine Absenkung des Volumenstromes der Läuterwürze vorgenommen. Zudem erfolgt zum Zeitpunkt T_5 bei der Realisierung gemäß Fig. 17 eine weitere Absenkung der Höhenlage der Hackvorrichtung.

Die Regelmethodik gemäß der Erfahrung verhält sich wie ein stets lernender menschlicher Experte. Sie zeichnet sich durch verbessertes Regelverhalten auch bei schwankender Rohstoffqualität und hohe Flexibilität aus. Für die verschiedenen Prozeßabschnitte können unterschiedliche Kriterien für die Optimierung der Stellgrößenberechnung verwendet werden, z. B. minimale Läuterzeit für die Vorderwürze und hohe Ausbeute beim Nachguß. Darauf hinaus kann die Zeitdauer für die Inbetriebnahme und Optimierung von Läuterbottichen hiermit wesentlich verkürzt werden, da Simulationsdaten ähnlicher Läuterprozesse zum Vortraining des Reglers genutzt werden können.

Patentansprüche

1. Verfahren zum Regeln des Würzeabflusses aus einem Läuterbottich, bei welchem
 - 1.1. Verfahrensparameter des Läuterprozesses durch konstruktive Daten, Expertenwissen, theoretische Analyse und/oder dynamische Auswertung von gemessenen Werten der Stellgrößen, Meßgrößen und Ausgangsgrößen des Prozesses gewonnen werden;
 - 1.2. diese Verfahrensparameter zur Beschreibung von mathematischen Gleichungen des Prozessverhaltens in Form eines Modelles genutzt werden, durch das wenigstens eine Meßgröße und wenigstens eine Stellgröße des Läuterbottiches mit wenigstens einer meßbaren Ausgangsgrößen desselben verknüpft werden;
 - 1.3. während des Läuterprozesses die Meßgrößen und Ausgangsgrößen zeitweise erfaßt werden;
 - 1.4. zu programmierte Zeit ein Vergleich von errechneten Schätzwerten der Ausgangsgrößen, welche Lösungen der Gleichungen des Modells sind, und den gemessenen Ausgangsgrößen durchgeführt wird sowie danach bei Überschreiten einer vorgebaren maximalen Abweichung der Schätzwerte von den gemessenen Aus-

gangsgrößen die Parameter der Gleichungen so geändert werden, daß die Schätzwerte den zugeordneten Ausgangsgrößen jeweils angenähert werden (Modellanpassung); 5

1.5. in Aktionszeitpunkten von der Rechnerschaltung aufgrund von selbsttätig gezielt durchgeführten Variationen der Werte von wenigstens einer Stellgröße zukünftige gemessene Werte von wenigstens einer Ausgangsgröße mittels des Modelles prognostiziert und anhand eines vorgebbaren Optimierungskriteriums beurteilt werden;

1.6. die im Sinne dieses Kriteriums optimalen Werte einer oder mehrerer Stellgrößen ausgegeben werden.

2. Verfahren zum Regeln des Würzeabflusses aus einem Läuterbottich, bei welchem

2.1. Verfahrensparameter des Läuterprozesses durch konstruktive Daten, Expertenwissen, theoretische Analyse und/oder dynamische Auswertung von gemessenen Werten der Stellgrößen, Meßgrößen und Ausgangsgrößen des Prozesses gewonnen werden; 10

2.2. diese Verfahrensparameter zur Beschreibung von mathematischen Gleichungen des Prozessverhaltens in Form eines Modelles genutzt werden, durch das wenigstens eine Meßgröße und wenigstens eine Stellgröße des Läuterbottiches mit wenigstens einer meßbaren Ausgangsgröße desselben verknüpft werden;

2.3. während des Läuterprozesses die Meßgrößen und Ausgangsgrößen zeitweise erfaßt werden; 15

2.4. zu programmierte Zeit ein Vergleich von errechneten Schätzwerten der Ausgangsgrößen, welche Lösungen der Gleichungen des Modelles sind, und den gemessenen Ausgangsgrößen durchgeführt wird sowie danach bei Überschreiten einer vorgebbaren maximalen Abweichung der Schätzwerte von den gemessenen Ausgangsgrößen die Parameter der Gleichungen so geändert werden, daß die Schätzwerte den zugeordneten Ausgangsgrößen jeweils angenähert werden (Modellanpassung); 20

2.5. in vorgebbaren Aktionszeitpunkten daraus eine oder mehrere Stellgrößen berechnet und ausgegeben werden.

3. Verfahren zum Regeln des Würzeabflusses aus einem Läuterbottich, bei welchem

3.1. während des Läuterprozesses die Meßgrößen und Ausgangsgrößen zeitweise erfaßt werden; 25

3.2. in Aktionszeitpunkten von der Rechnerschaltung aufgrund von selbsttätig gezielt durchgeführten Variationen der Werte von wenigstens einer Stellgröße zukünftige gemessene Werte von wenigstens einer Ausgangsgröße mittels des Modelles prognostiziert und anhand eines vorgebbaren Optimierungskriteriums beurteilt werden;

3.3. die im Sinne dieses Kriteriums optimalen Werte einer oder mehrerer Stellgrößen ausgegeben werden.

4. Verfahren zum Regeln des Würzeabflusses aus einem Läuterbottich, bei welchem

4.1. während des Läuterprozesses die Meßgrößen zeitweise erfaßt werden; 30

4.2. in Aktionszeitpunkten von der Rechnerschaltung aufgrund von Erfahrungswerten aus vorhergegangenen Suden wenigstens eine Stellgröße ausgegeben wird;

4.3. diese Stellgröße bis zum nächsten Aktionszeitpunkt beibehalten oder mit konstanter Änderungsgeschwindigkeit verändert wird; 35

4.4. beim nächsten Aktionszeitpunkt die Güte der anstehenden Stellgrößen anhand eines vorgebbaren Optimierungskriteriums unter Berücksichtigung der zugeordneten Ausgangsgrößen beurteilt werden;

4.5. und gegebenenfalls dann eine Veränderung der Stellgrößen auch unter Verwendung der Ergebnisse vorhergehender Sude im Sinne dieses Kriteriums durchgeführt wird.

5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß für die verschiedenen Prozeßabschnitte des Läuterprozesses unterschiedliche Rechenprogramme und unterschiedliche zugehörige Optimierungskriterien gewählt werden. 40

6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß für die verschiedenen Prozeßabschnitte des Läuterprozesses Optimierungskriterien gemäß Gl. (5) gewählt werden.

7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß für die Berechnung der Stellgrößewerte auf die Erfahrungswerte und das Vortraining bei vergleichbaren Suden aus der Vergangenheit unter Verwendung eines selbsterlernenden Reglers mittels eines neuronalen Netzes zurückgegriffen wird. 45

8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, bei denen eine oder mehrere meßbare Ausgangsgrößen (Läuterdruck, Trübung und die Konzentration der Läuterwürze) durch die Stellgröße für den Volumenstrom oder Stellgrößen für Teilvolumenströme der Läuterwürze und/oder die Stellgrößen für die Höhenlage und Drehzahl der Hackvorrichtung verändert werden. 50

9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4 bei denen die Aktionszeitpunkte frei wählbar sind oder aufgrund von Grenzwerten von wenigstens einer Meßgröße oder Ausgangsgröße und/oder zeitlichen Ableitungen von wenigstens einer Meßgröße oder Ausgangsgröße bestimmt werden.

10. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4 und 7 bei denen die zu den Aktionszeitpunkten ausgegebenen Stellgrößen bis zum nächsten Aktionszeitpunkt konstant sind oder mit konstanter Steigung anwachsen bzw. abfallen. 55

11. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4 bei dem die Meßgrößen und meßbaren Ausgangsgrößen in äquidistanten Zeitabschnitten ermittelt werden.

12. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3 bei dem die Beschreibung des Läuterprozesses durch mathematische Gleichungen in Form von zeitdiskreten Differenzengleichungen entsprechend dem Satz von Gleichungen (2) erfolgt. 60

13. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 und 2, bei dem die Modellanpassung durch Minimierung einer Gütekfunktion gemäß Gl. (3) erfolgt.

14. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 und 2 bei dem die neuesten Schätzwerte der anzupassenden Parameter des Läuterprozesses durch eine Schätzung gemäß Gl. (4) ermittelt werden. 65

15. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3 bei dem zeitdiskrete Differenzengleichungen entsprechend dem Satz von Gleichungen (2) zur Prognose des zukünftigen Verlaufes der meßbaren Ausgangsgrößen verwendet werden.

DE 198 24 433 A 1

16. Vorrichtung zum Durchführen des Verfahrens nach den Ansprüchen 1 bis 15, welche die Berechnungen mit einem elektronischen Prozeßrechner (21) mit Speicherung mehrerer einzeln wählbarer Sätze von prozeßcharakteristischen Parametern sowie mit Ein- und Ausgabe elektrischer Prozeßsignale, die den Meß- bzw. Stellgrößen entsprechen, realisieren.

5

Hierzu 15 Seite(n) Zeichnungen

10

15

20

25

30

35

40

45

50

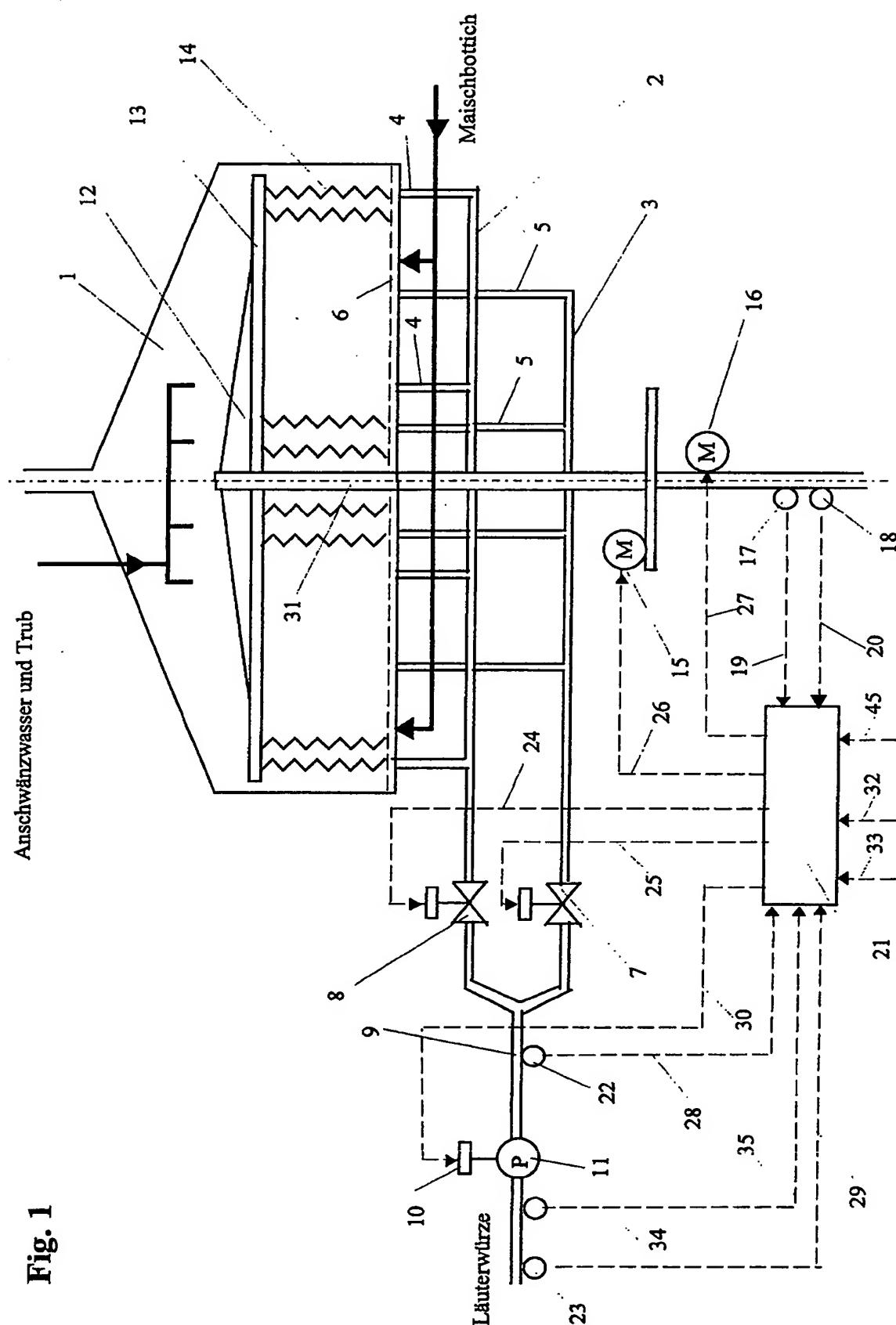
55

60

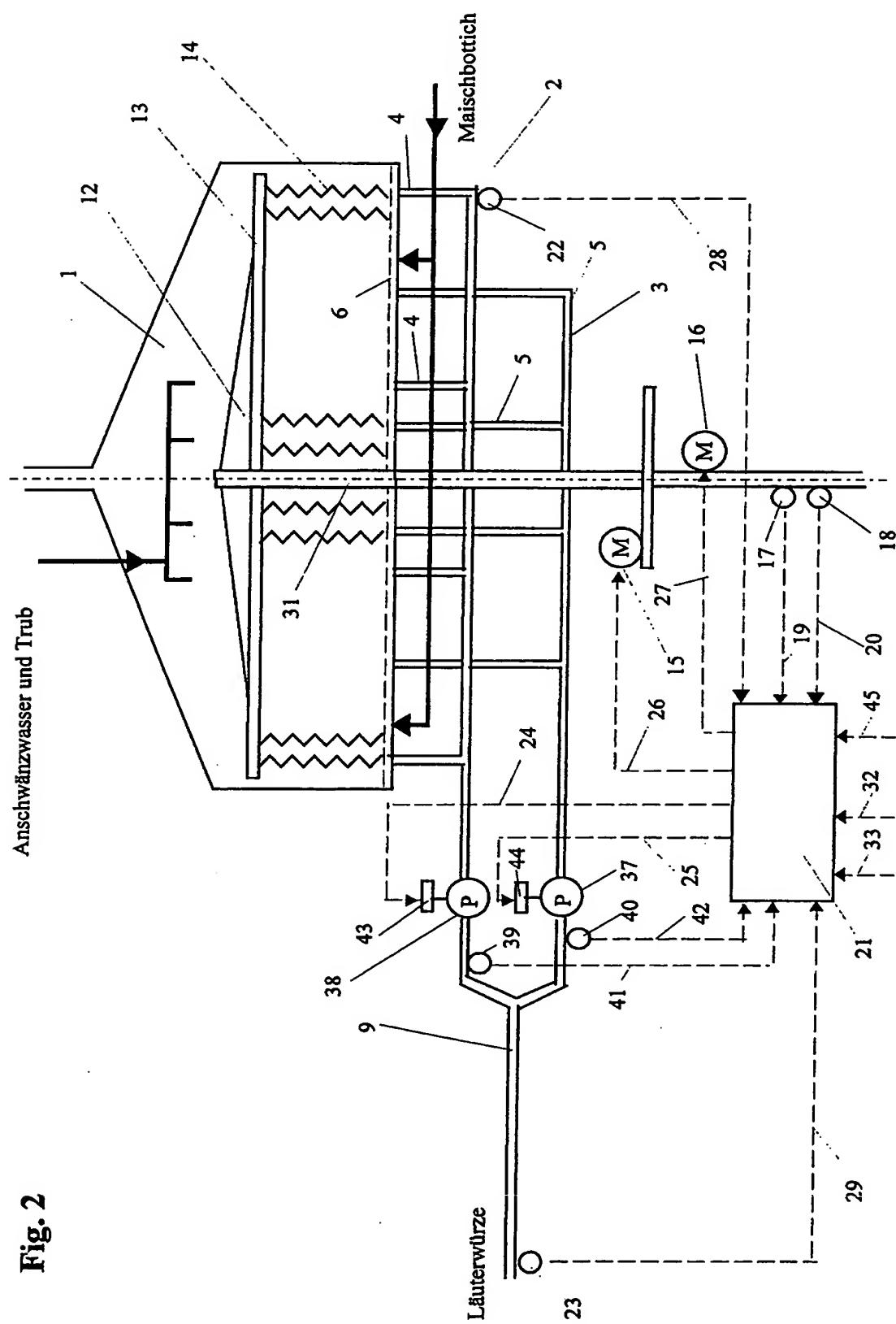
65

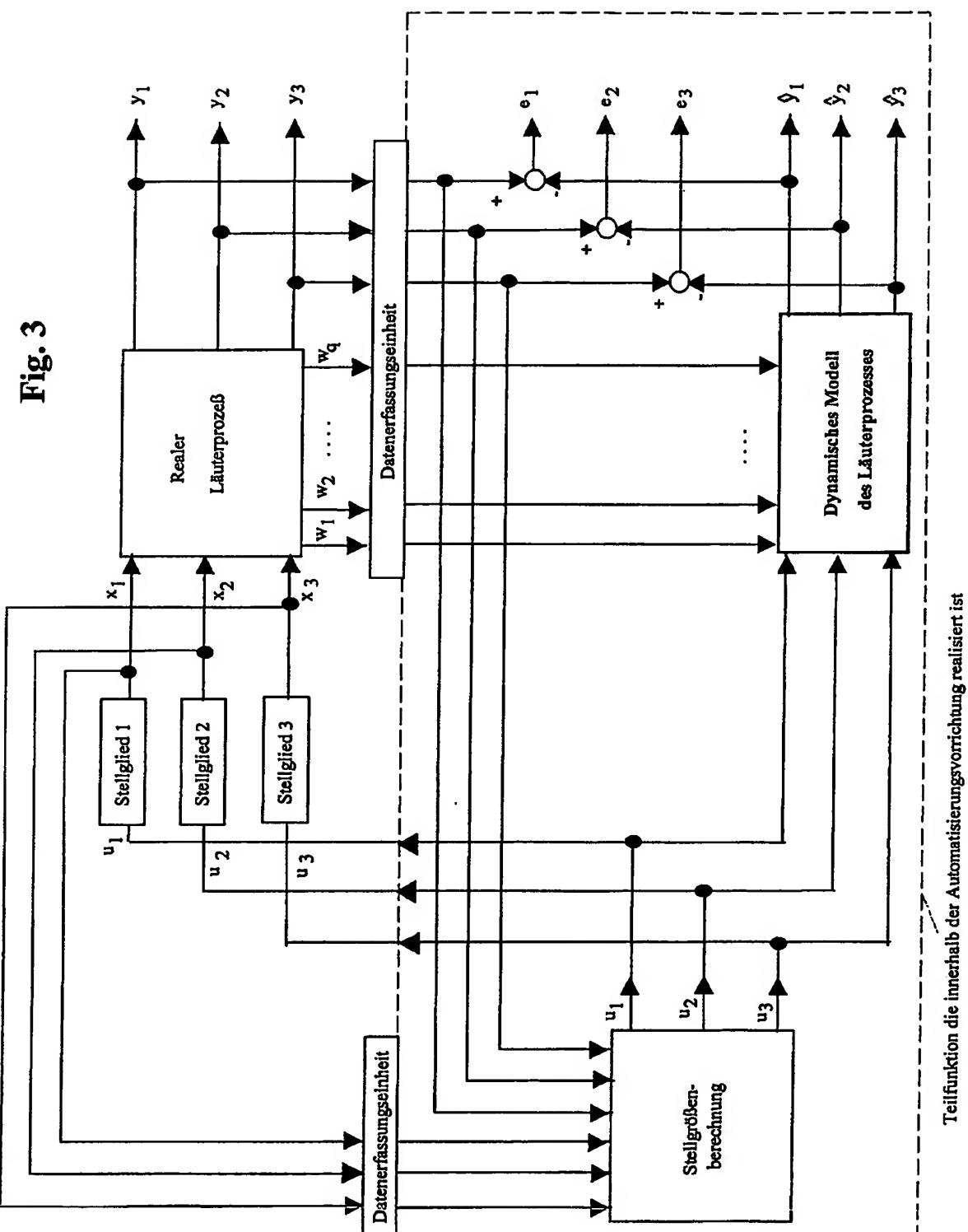
- Leerseite -

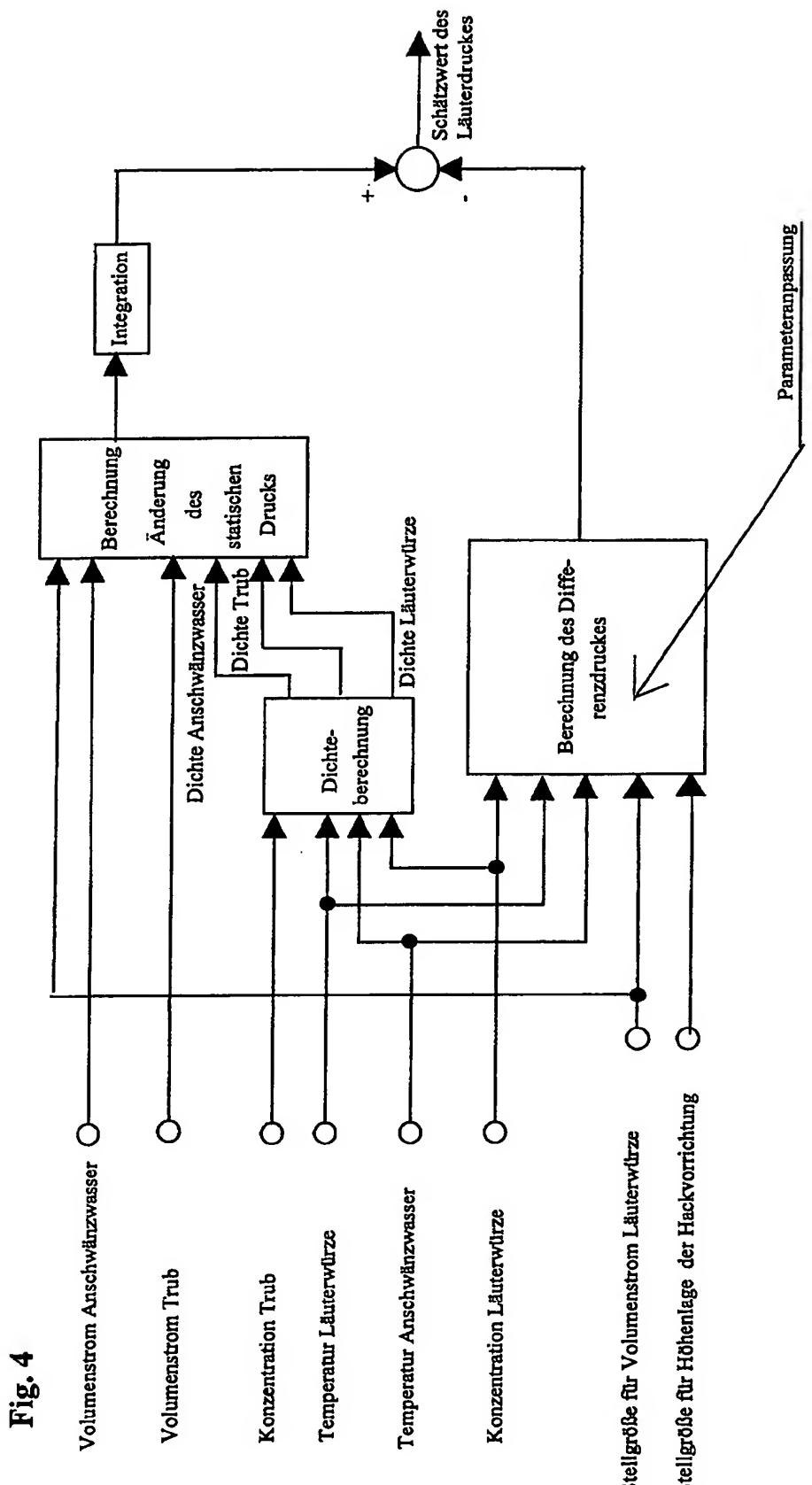
THIS PAGE BLANK (USPTO)



Anschnauzwasser und Trub







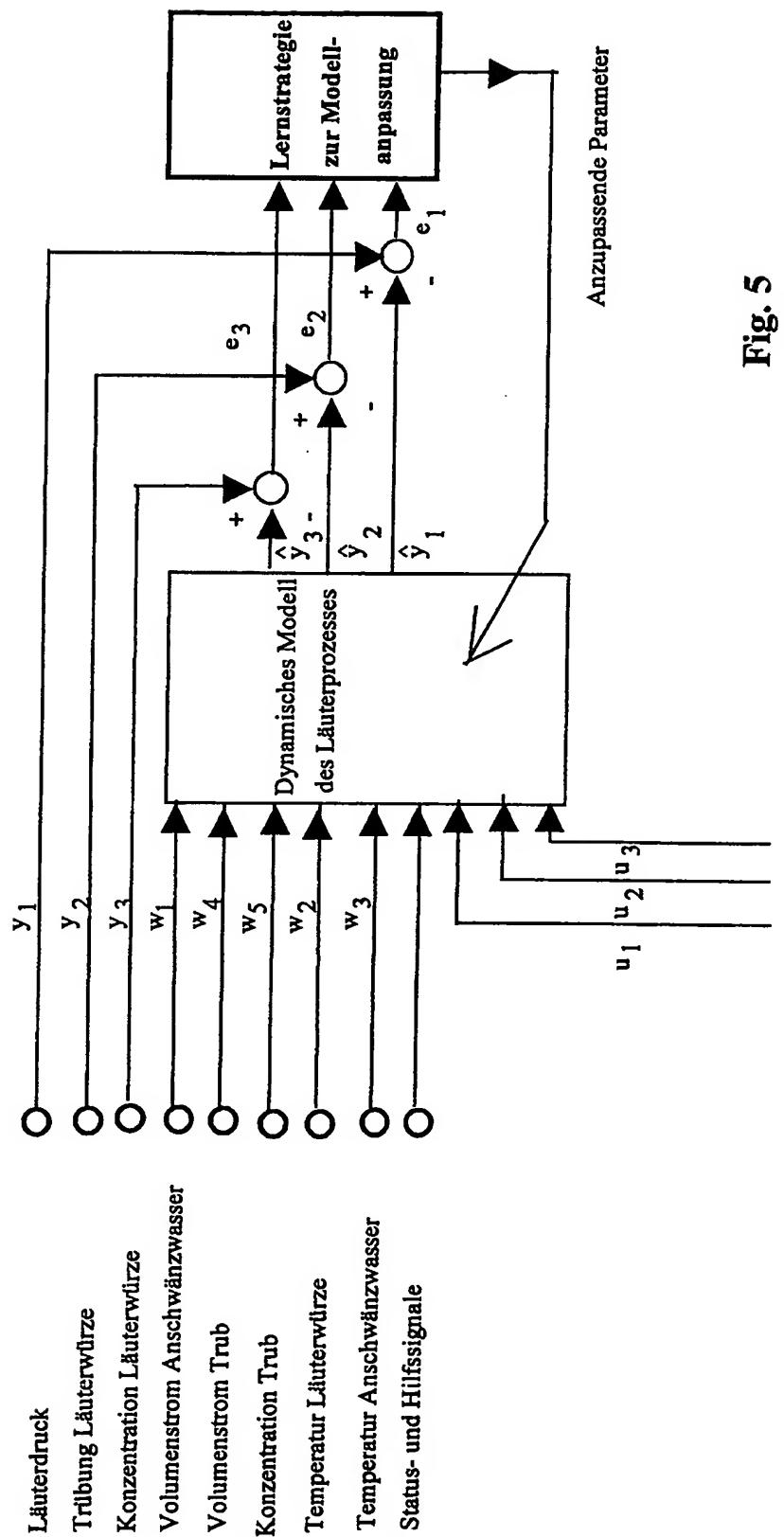
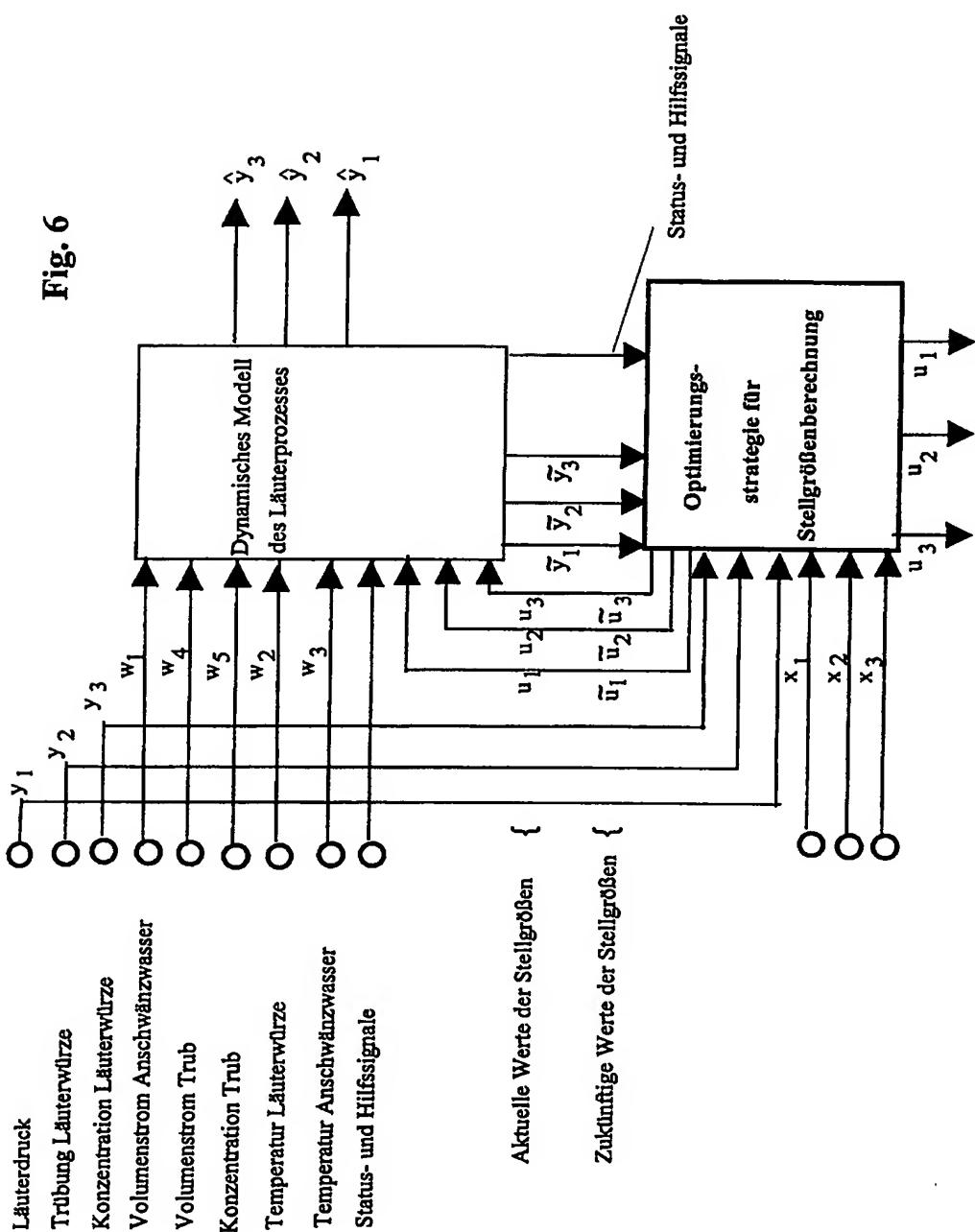


Fig. 5



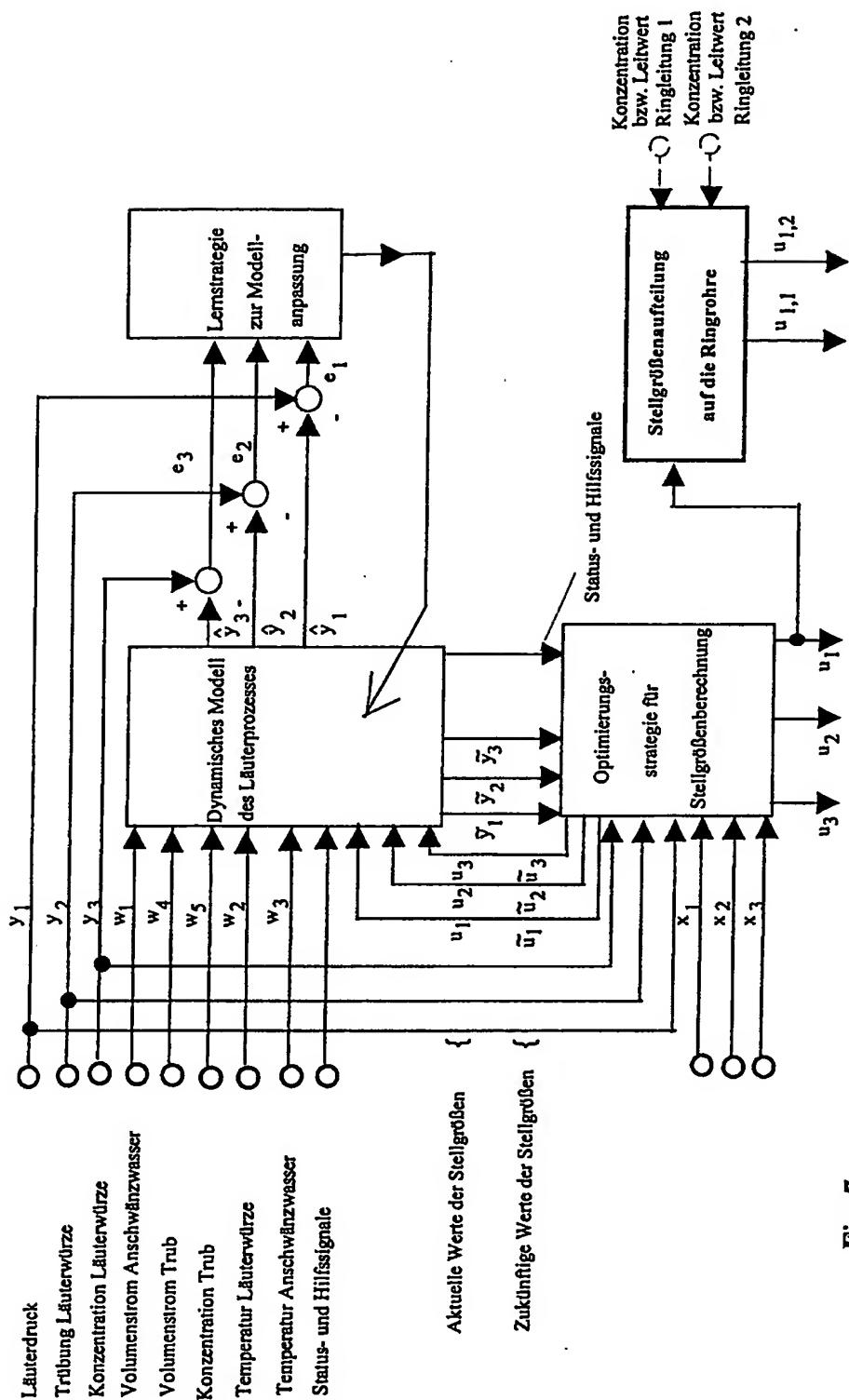


Fig. 7

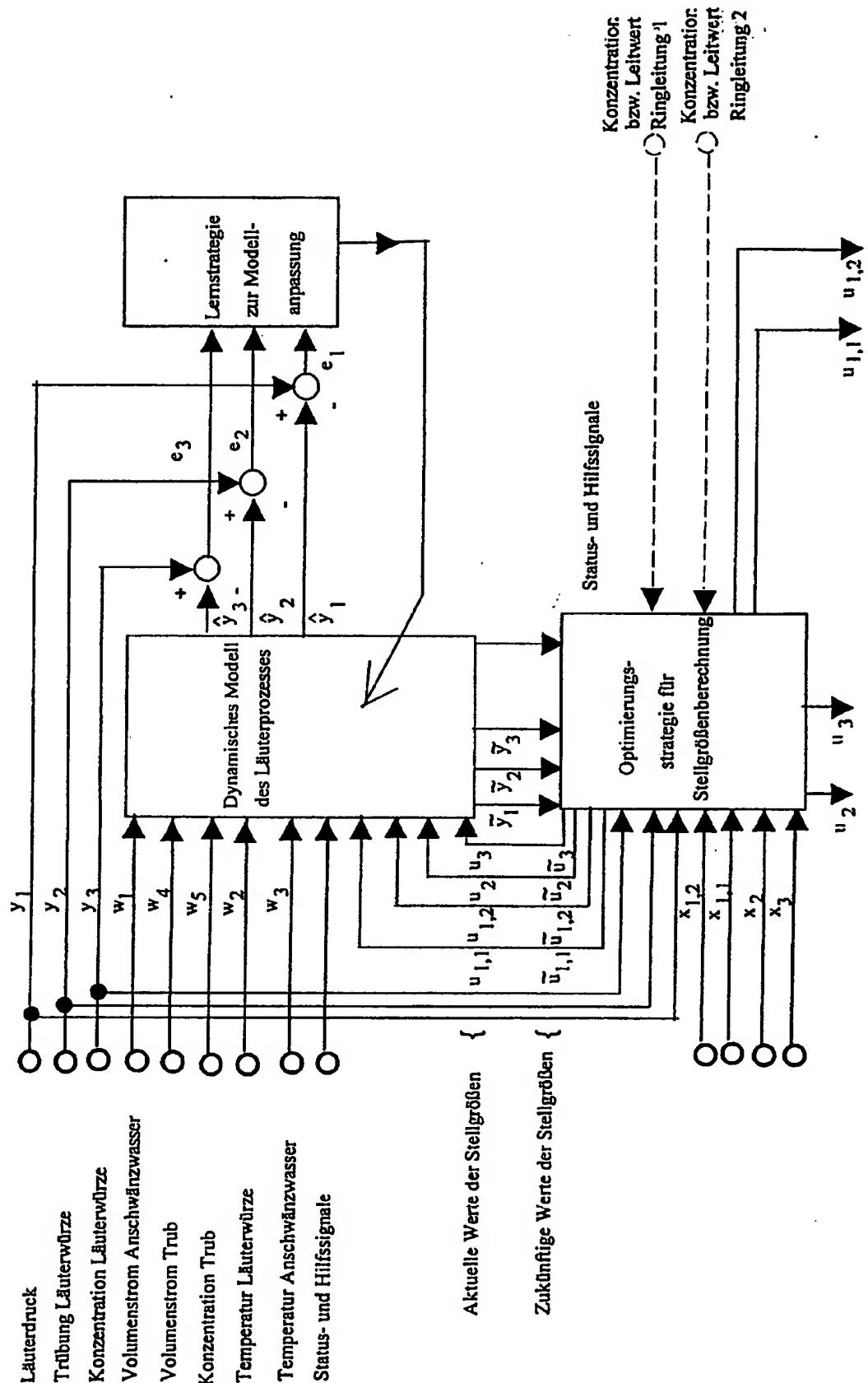


Fig. 8

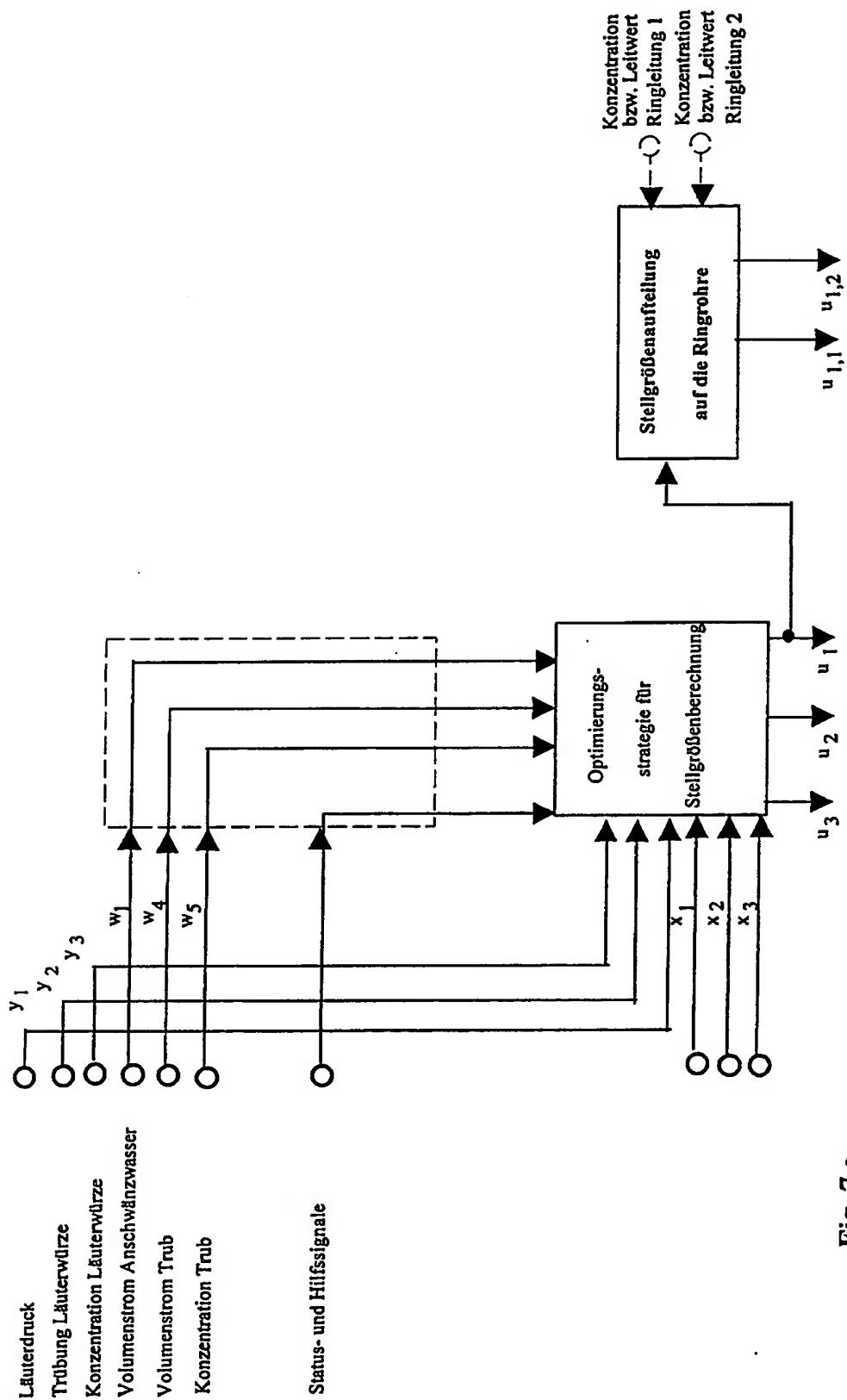


Fig. 7 a

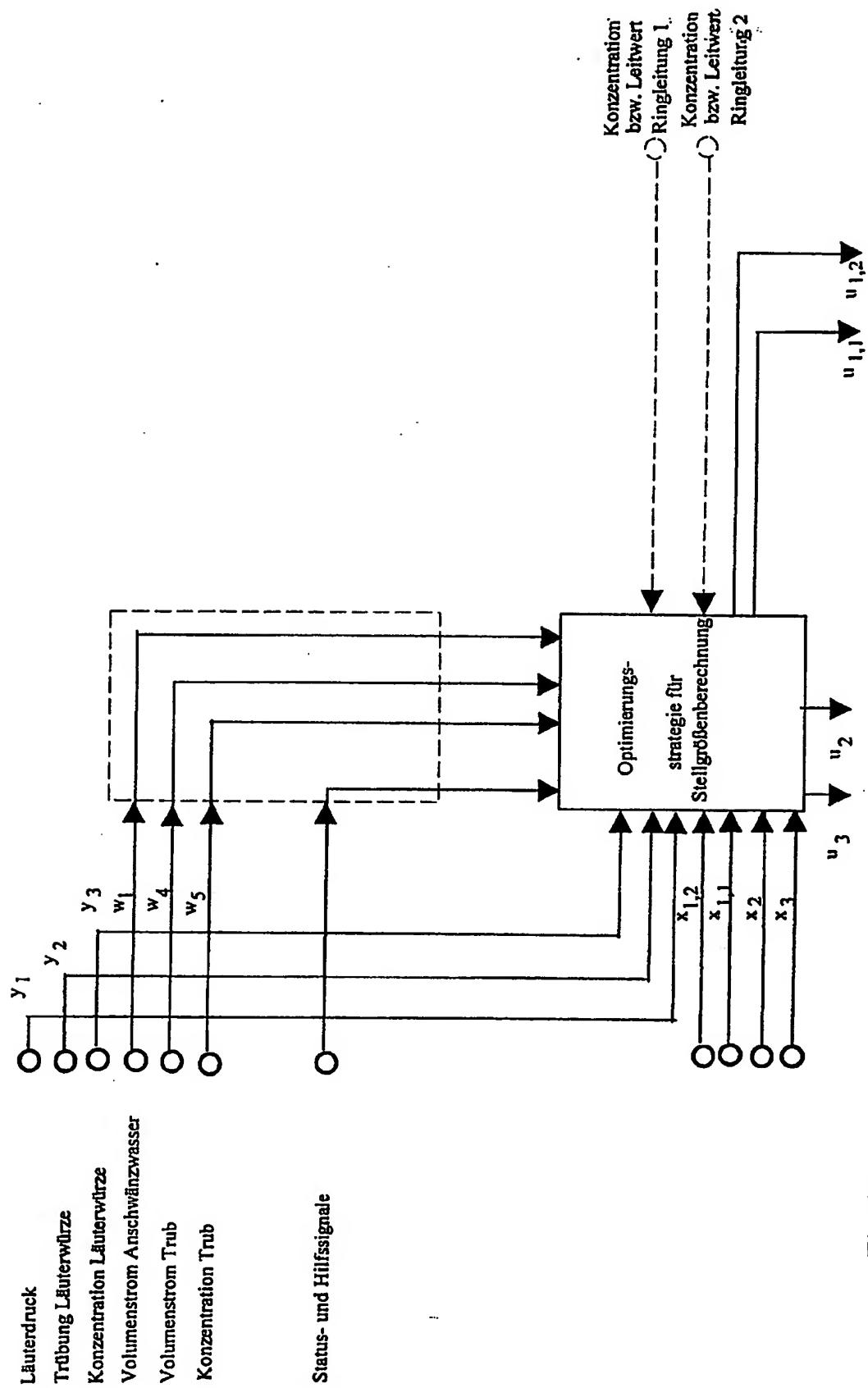


Fig. 8 a

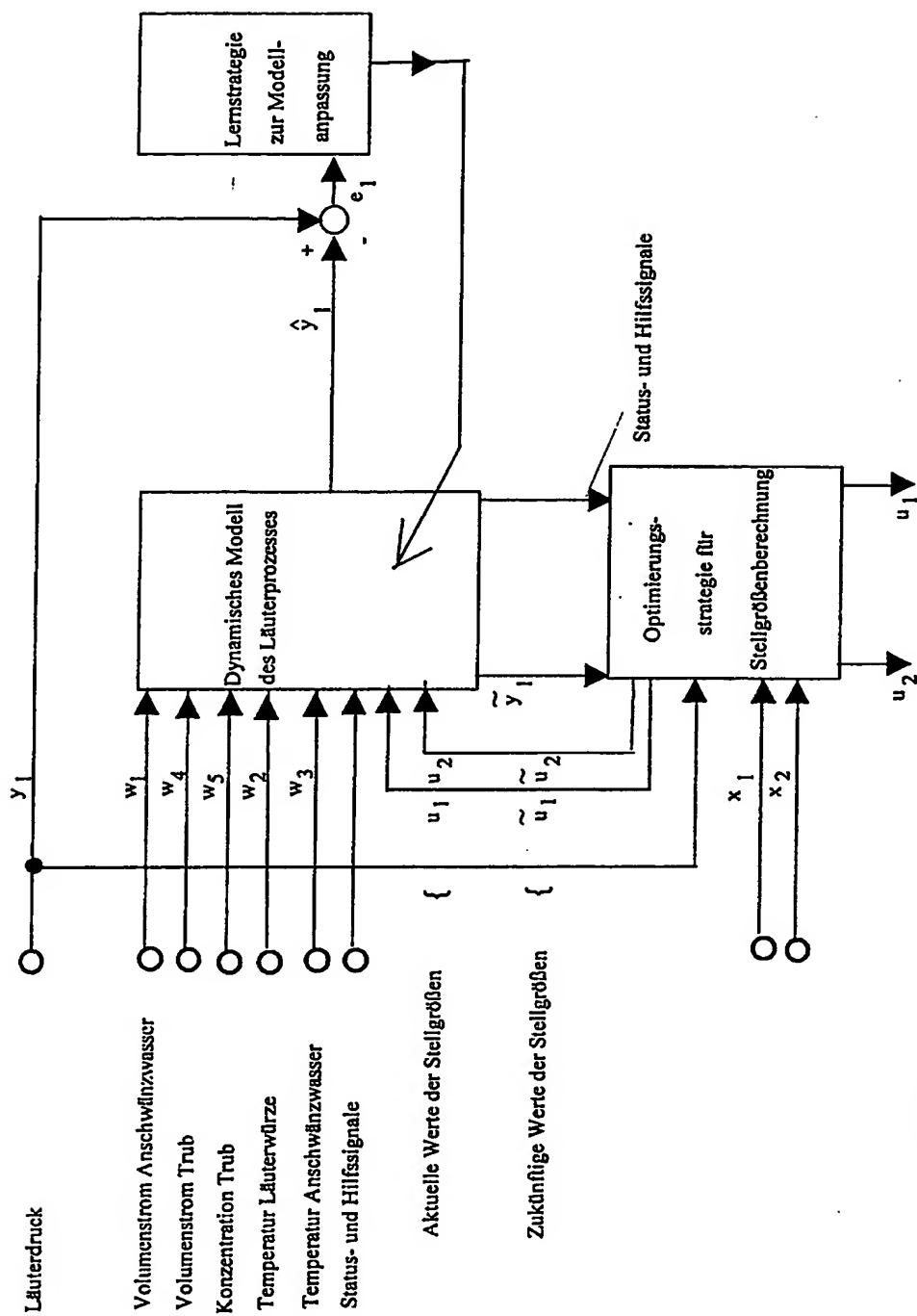


Fig. 9

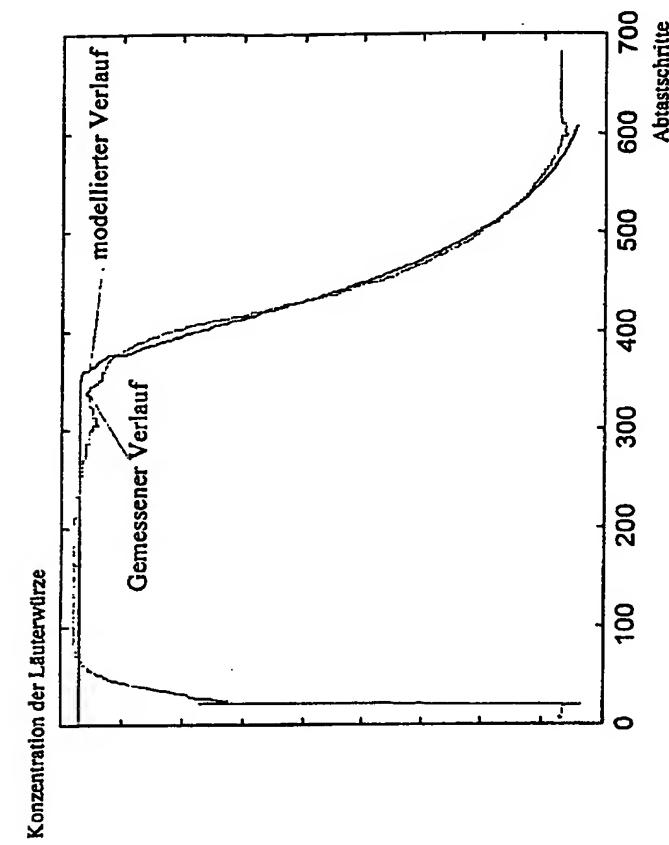


Fig. 11

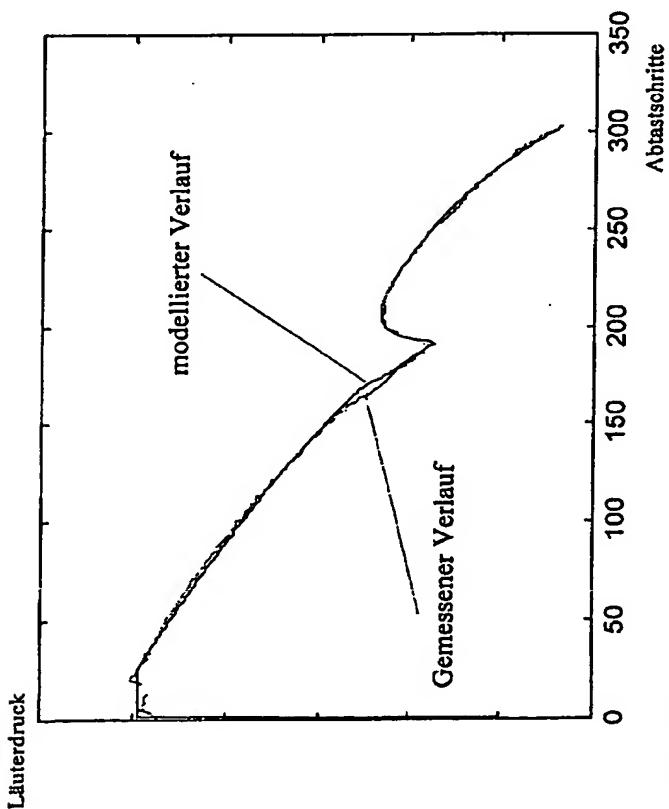
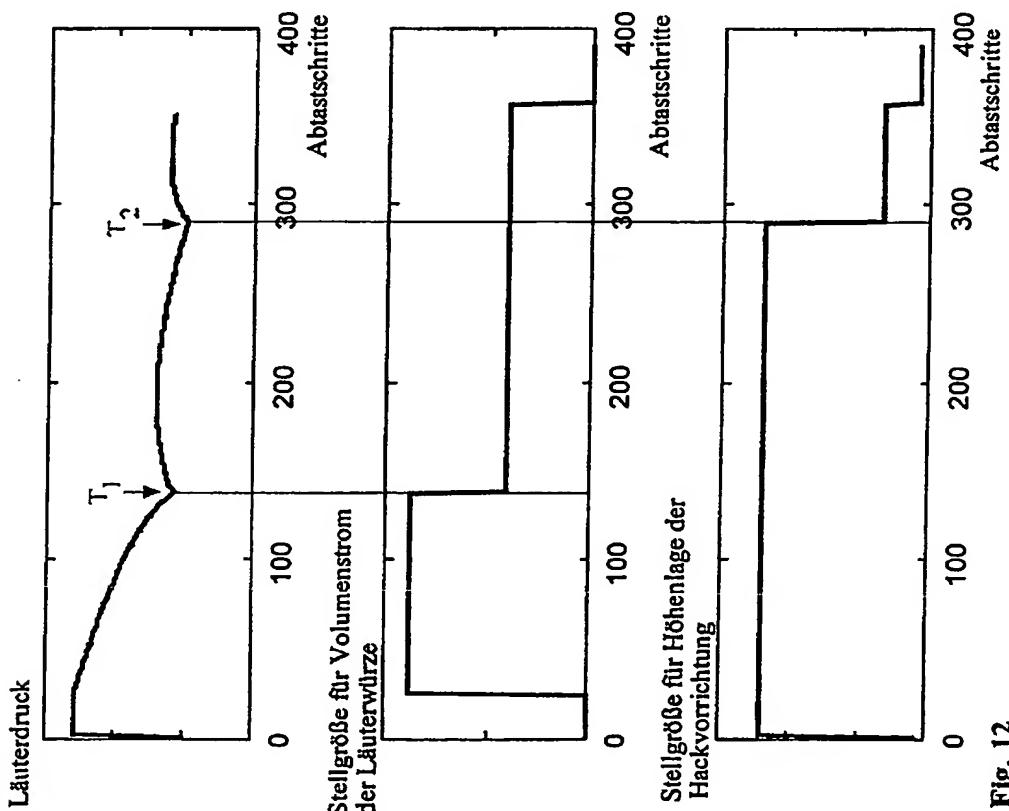
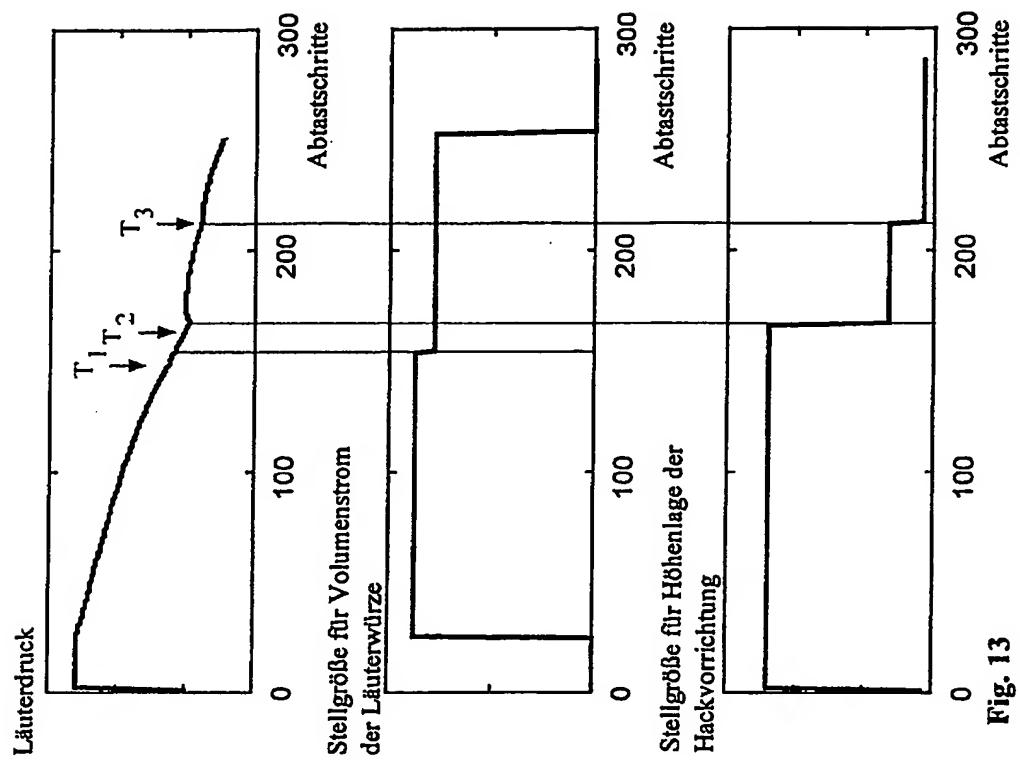


Fig. 10



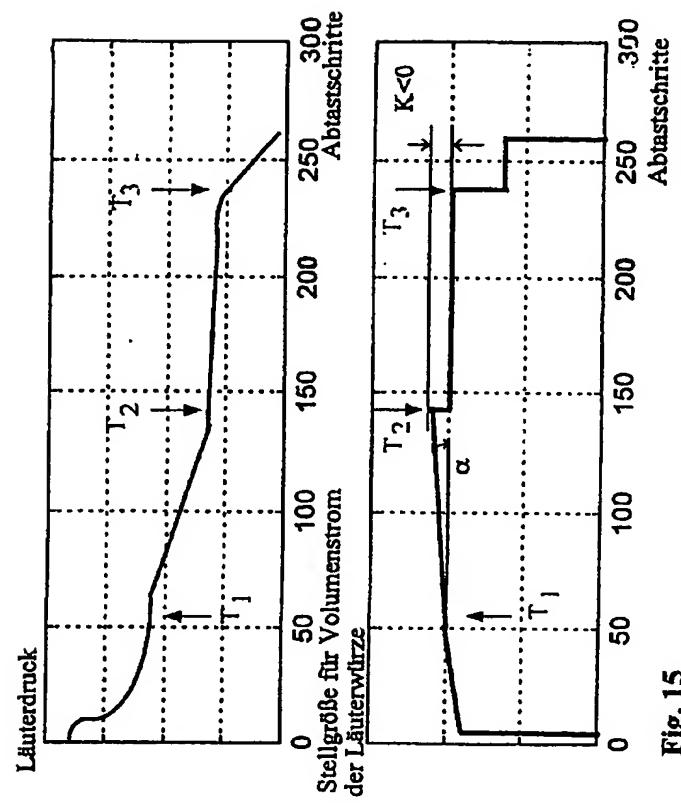


Fig. 14

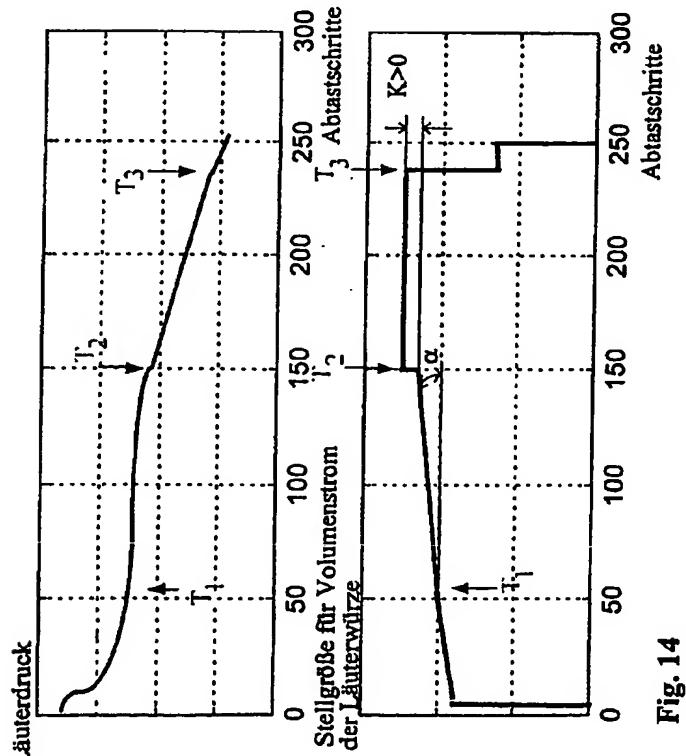


Fig. 15

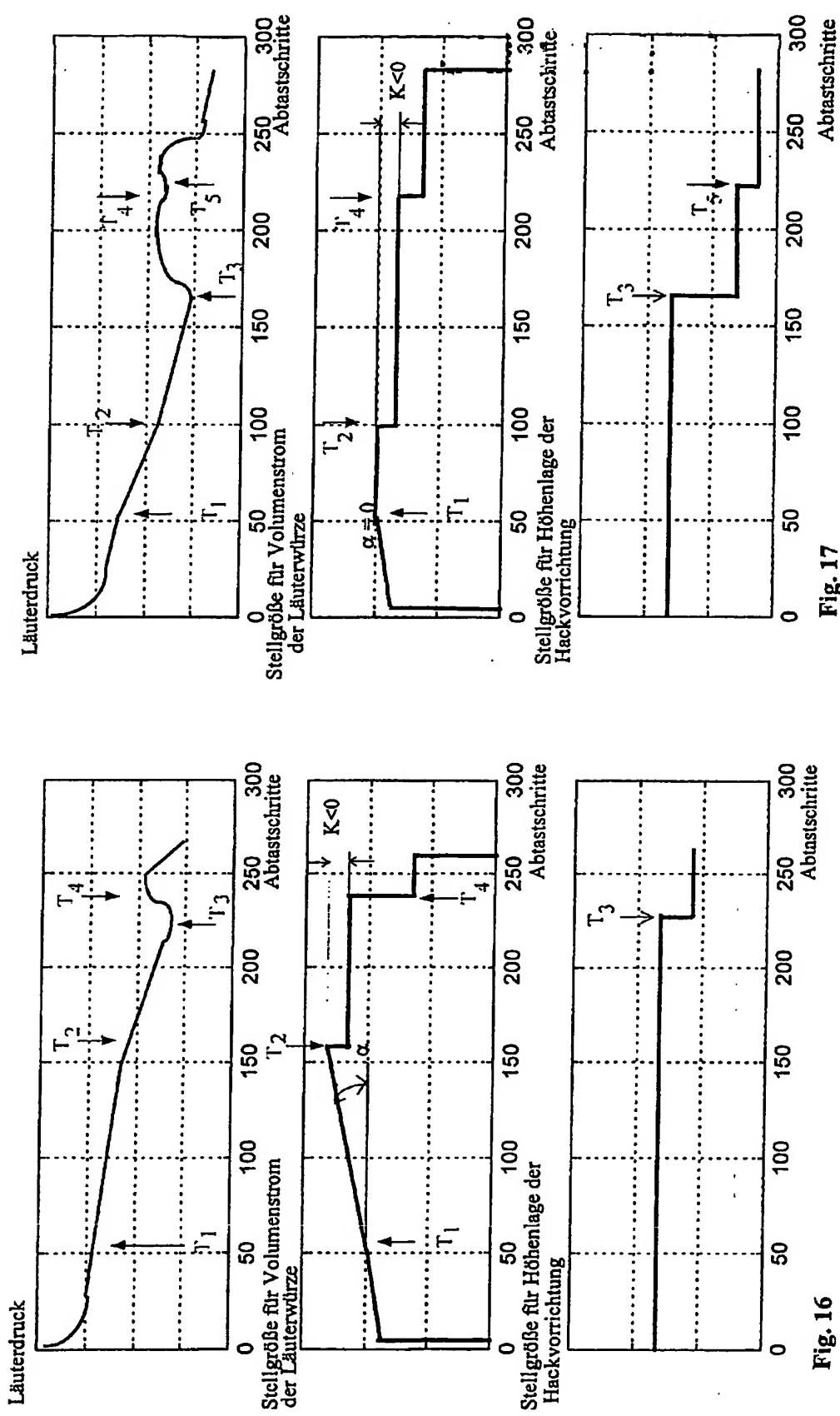


Fig. 16

Fig. 17